FARKLI SENTEZ KO ULLARINDA SIFIR DE ERL KL DEM R NANOPART KÜL ÜRET M , OPT M ZASYONU VE TEKST L BOYAR MADDELER N N G DER M NE UYGULANMASI

UTKU BULUT M EK

MERS N ÜN VERS TES FEN B L MLER ENST TÜSÜ

NANOTEKNOLOJ VE LER MALZEMELER ANA B L M DALI

YÜKSEK L SANS TEZ

MERS N TEMMUZ – 2015

FARKLI SENTEZ KO ULLARINDA SIFIR DE ERL KL DEM R NANOPART KÜL ÜRET M, OPT M ZASYONU VE TEKST L BOYAR MADDELER N N G DER M NE UYGULANMASI

UTKU BULUT M EK

MERS N ÜN VERS TES FEN B L MLER ENST TÜSÜ

NANOTEKNOLOJ VE LER MALZEMELER ANA B L M DALI

YÜKSEK L SANS TEZ

Danı man Doç. Dr. Meral TURAB K

MERS N TEMMUZ – 2015

Utku Bulut ŞİMŞEK tarafından Doç. Dr. Meral TURABİK danışmanlığında "Farklı Sentez Koşullarında Sıfır Değerlikli Demir Nanopartikül Üretimi, Optimizasyonu ve Tekstil Boyar Maddelerinin Giderimine Uygulanması" başlıklı bu çalışma aşağıda imzaları bulunan jüri üyeleri tarafından oy birliği ile Yüksek Lisans Tezi olarak kabul edilmiştir.

Doç. Dr. Meral TURABİK

Doç. Dr. Kasım OCAKOĞLU

Yrd. Doç. Dr. Yakup CUCİ

İmza

Yukarıdaki Jüri kararı Fen Bilimleri Enstitüsü Yönetim Kurulu'nun 03./07./2015. tarih ve .2015:18./.75.3.... sayılı kararıyla onaylanmıştır.



Bu tezde kullanılan özgün bilgiler, şekil, çizelge ve fotoğraflardan kaynak göstermeden alıntı yapmak 5846 sayılı Fikir ve Sanat Eserleri Kanunu hükümlerine tabidir

FARKLI SENTEZ KO ULLARINDA SIFIR DE ERL KL DEM R NANOPART KÜL ÜRET M , OPT M ZASYONU VE TEKST L BOYAR MADDELER N N G DER M NE UYGULANMASI

Utku Bulut M EK

ÖZ

Sıfır de erlikli demir nano partikül(SDDNP) çevresel ve di er uygulamalarda etkin bir malzeme olarak artan bir ekilde dikkat çekmektedir. Bu çalı mada, SDDNP demir(III)'ün borhidrür ile indirgenmesi yöntemi kullanılarak hazırlanmı tır. SDDNP üretimi farklı demir konsantrasyonu, borhidrür konsantrasyonu, stabilizer konsantrasyonu, borhidrür ilave hızı ve reaksiyon ortamının karı tırma hızı gibi farklı ko ullarda gerçekle tirilmi tir. Bu parametrelerin tane boyutuna etkisini de erlendirmek için ANOVA istatistiksel model kullanılmı tır. Partikül boyutu ve boyut da ılımı Zeta sizer cihazı ile belirlenmi tir. SDDNP'nin yüzey bile imi ve özellikleri SEM, EDX, XRF, XRD ve FTIR ile saptanmı tır. Ayrıca BET yüzey alanı ve izo elektrik nokta ölçümü yapılarak sırasıyla 7,79 m²/g ve pH 8,5 olarak bulunmu tur. Optimum ko ullarda sentezlenen SDDNP tane boyutu 10-40 nm aralı ında saptanmı tır.

kisi de azo grubu tekstil boyarmadde olan Asit Red 42 (AR42) ve Bazik Red 18'in sulu çözeltilerinden, optimum ko ullarda sentezlenmi SDDNP üzerine adsorpsiyonu kesikli sistemde incelenmi tir. SDDNP'in adsorpsiyon kapasitesi farklı ba langıç boyarmadde konsantrasyonu, SDDNP konsantrasyonu, pH, sıcaklık ve karı tırma hızlarında incelenmi tir. Box Behnken Dizaynı(BBD) ve cevap yüzey yöntemi (RSM) bu ko ulların birlikte etkilerini gözlemek amacıyla adsorpsiyon deneylerinin dizaynı için uygulanmı tır. ki izoterm model denge verilerine uygulanmı ve Langmuir izoterm modelinin Freundlich izoterm modelinden daha iyi uyum sa ladı 1 görülmü ve SDDNP üzerinde tek tabaka tutunum kapasitesi AR42 ve BR18 için sırasıyla 972 ve 633 mg/g olarak saptanmı tır. Ayrıca SDDNP üzerine AB42 ve BR18 adsorpsiyon prosesinin yalancı birinci mertebe kinetik modele oldukça iyi uydu u belirlenmi tir. Termodinamik sonuçlar iki boyanın SDDNP üzerine adsorpsiyonunun egzotermik ve kendili inden oldu unu göstermi tir.

Anahtar Kelimeler: Sıfır De erlikli Demir Nanopartikül, Adsorpsiyon, Yüzey Cevap Yöntemi, Asit Red 42, Bazik Red 18.

Danı man: Doç. Dr. Meral TURAB K, Mersin Üniversitesi, Nanoteknoloji ve leri Malzemeler Ana Bilim Dalı

PRODUCTION OF ZERO VALENT IRON NANOPARTICLES AT DIFFERENT SYNTHESIS CONDITIONS, OPTIMIZATION AND APPLICATION FOR THE TEXTILE DYES REMOVAL

Utku Bulut M EK

ABSTRACT

Zero valent iron nano particle (nZVI) is increasingly gaining attention as an efficient material for environmental and other applications. In this study, nZVI was prepared using the ferric iron reduction method by borohydride. The production of nZVI were carried out different synthesis condition such as ferric iron concentration, borohydride concentration, stabilizer concentration, adding speed of borohydride and stirring speed of reaction medium. The ANOVA statistical modeling was performed to evaluate the effect of these conditions to particle size. Particle size and size distribution were determined by Zeta sizer apparatus. Surface composition of nZVI samples were characterized by SEM, EDX, XRF, XRD and FTIR. BET surface area and iso-electric point (IEP) were also measured and found as 7,79 m²/g and pH 8,5 respectively. The size of nZVI particles synthesized at optimal conditions was predominantly within the range of 10–40 nm.

The adsorption of two azo textile dyes aqueous solutions, Acid Red 42(AR42) and Basic Red (BR18), onto nZVI that sythesized at optimal condition were also investigated in a batch mode. Dye adsorption capacity of nZVI was tested under various experimental conditions like initial dye concentration, nZVI concentration, pH, temperature and agitation rate of reaction medium. The Box Behnken Designed (BBD) and response surface methodology(RSM) were applied in designing the adsorption experiments for evaluating the interactive effects of these condition. Two Isotherm models were applied to equilibrium data and the results showed that Langmuir isotherm model more suitable than Freundlich model and maximum monolayer coverage capacities of nZVI for AR42 and BR18 were found as 972 and 633 mg/g, respectively. It was also determined that the processes of AB42 and BR18 adsorption onto nZVI well fitted to pseudo first order kinetic model. Thermodynamic results showed that the two dyes adsorption onto nZVI were exothermic and spontaneous in nature.

Key Words: Zero Valent Iron Nanoparticle, Adsorption, Responce Surface methodology (RSM), Acid Red 42, Basic Red 18.

Advisor: Assoc. Prof. Dr. Meral TURAB K, Department of Nanotechnology and Advanced Materials, University of Mersin

TE EKKÜR

Yüksek lisans ö renimim boyunca beni sürekli te vik eden, her türlü deste ini benden esirgemeyen tez konumun seçilmesinde ve konumla ilgili yapmı oldu um çalı malarda bana yol gösteren de erli hocam Doç. Dr. Meral TURAB K'e

Yüksek lisans e itimim boyunca fikir ve görü lerinden istifade etti im de erli hocalarım Doç. Dr. Kasım OCAKO LU ve Doç. Dr. Belgin GÖZMEN'e,

Yüksek lisans tezimdeki analizlerin yapılmasında büyük emekleri olan Mersin leri Teknoloji E itim Ara tırma ve Uygulama Merkezi personelleri Uzman Aynur GÜRBÜZ, Uzman Sevda ÖZMEN, Uzman Cihan GEÇGEL, Uzman Dr. Mustafa Serkan YALÇIN'a

Tezimi maddi anlamda destekleyip projelendirerek ortaya daha iyi bir tez çıkarmamı sa layan üniversitemiz Bilimsel Ara tırma Projeleri birimine,

Bugüne kadar bana göstermi oldukları sonsuz sevgi ve güven için annem ve babama, benim bugünlere ula mamda en büyük pay sahibi olan anneannem ve dedeme,

Her zaman yanımda olan benden deste ini esirgemeyen Hilal BAYINDIR' a tüm kalbimle te ekkür ederim.

Yapmı oldu um çalı manın ülkemiz için yararlı olmasını ve sürdürülebilir bir katkı sa lamasını temenni ederim.

Ç NDEK LER D Z N

<u>Sayfa</u>

ÖZ	i
ABSTRACT	ii
TE EKKÜR	iii
Ç NDEK LER D Z N	iv
Ç ZELGELER D Z N	viii
EK LLER D Z N	X
S MGELER VE KISALTMALAR	xiv

1. G R	 	 1

2. KAYNAK ARA TIRMASI	3
2.1. NANOMALZEMELER VE ÖZELL KLER	3
2.2. NANOPART KÜL ÜRET M YÖNTEMLER	3
2.2.1. Fiziksel Üretim Metotları	4
2.2.1.1. nert gaz (Asal Gaz) yo unla ması	4
2.2.1.2. iddetli Plastik ekil De i imi	4
2.2.1.3. Yüksek Enerjili Bilyeyle Ö ütme	4
2.2.1.4. Ses Ötesi Atı la Dövme	5
2.2.2. Kimyasal Üretim Yöntemleri	5
2.2.2.1. Ters Misel	5
2.2.2.2. Kontrollü Kimyasal Çöktürme	5
2.2.2.3. Kimyasal Buhar Yo unla ması	6
2.2.2.4. Sıvı Alev Püskürtme	6
2.2.2.5. Gaz Fazda ndirgeme	6
2.2.2.6. Sıvı Fazda ndirgeme	7
2.3. TEKST L ENDÜSTR S NDE KULLANILAN BOYAR MADDELER	8
2.3.1. Azo Boyalar	9
2.4. RSM YANIT YÜZEY YÖNTEM12	2
2.5. ADSORPS YON14	4

2.5.1. Fiziksel Adsorpsiyon	14
2.5.2. Kimyasal Adsorpsiyon	15
2.5.3. yonik Adsorpsiyon	16
2.5.4. Fiziksel Adsorpsiyon ve Kimyasal Adsorpsiyon Arasındaki Fa	ırklar 16
2.6. ADSORPS YONA ETK EDEN FAKTÖRLER	17
2.7. ADSORPS YONUN KULLANIM ALANLARI	
2.8. ADSORBS YON ZOTERMLER	
2.8.1. Langmuir zotermi	19
2.8.2. Freundlich zotermi	
2.9. ADSORPS YON K NET	
2.10. K NET K MODELLER	21
2.10.1. Yalancı Birinci Derece Tepkime Kinetik Modeli	21
2.10.2. Yalancı kinci Derece Tepkime Kinetik Modeli	
2.11. ADSORPS YON TERMOD NAM	
2.12. SIFIR DE ERL KL DEM R NANOPART KÜL KARAKTER ZASYONU Ç N KULLANILAN METOTLAR VE C HAZI	LAR 24
2.12.1. Dinamik I 1k Spektroskopisi (Zeta Sizer)	24
2.12.2. X I ini Kirinimi (XRD)	25
2.12.3. Taramalı Elektron Mikroskobu(SEM)	
2.12.4. BET Yüzey Alanı Ölçümü	
2.12.5. X I ini Floresans Spektrometresi (XRF)	
2.12.6. Fourier Transform Infrared Spektrofotometresi (FT-IR)	
2.12.7. Görünür Bölge (UV-VIS) Spektoroskopisi	
2.13. L TERATÜRDE SDDNP ÜRET M VE BOYAR MADDE G D LE LG L YAPILAN ÇALI MALAR	ER M 32
3. MATERYAL - METOD	
3.1. SDDNP ÜRET M NDE KULLANILAN MATERYALLER	
3.1.1. Kimyasal Materyaller	39
3.2. Boyar Maddeler	
3.2.1. Asit Red 42	
3.2.2. Bazik Red 18	

3.3. METOT	1
3.3.1. Sıfır De erlikli Demir Nanopartikül (SDDNP) Sentezi4	1
3.3.2. SDDNP'nin zoelektrik Noktasının Belirlenmesi	2
3.3.3. SDDNP'nin Karakterizasyonu	3
3.3.4. Boyar Maddelerin Karakterizasyonu	3
3.4. Boyar Madde Çözeltilerinin Hazırlanması	4
3.5. Kesikli Sistem Adsorpsiyon Deneyleri 44	4
4. BULGULAR VE TARTI MA 44	6
4.1. Sıfır De erlikli Demir Nano Partikül Üretimine Etki Eden Parametrelerin ncelenmesi ve Karekterizasyonu	6
4.1.1. Yüzey Aktif Madde(HTAB) Konsantrasyonunun Etkisi ve RSMAnalizi	
	6
4.1.2. Demir Konsantrasyonunun Etkisi ve RSM Analizi	0
4.1.3. Sodyum Bor Hidrür Konsantrasyonunun Etkisi ve RSM Analizi 53	3
4.1.4. NaBH ₄ Ekleme Hızının Etkisi ve RSM Analizi	6
4.1.5. Karı tırma Hızının Etkisi ve RSM Analizi	9
4.1.6. Sıcaklı ın Etkisi ve RSM Analizi	2
4.2. Optimum Ko ullarda SDDNP Üretimi ve Karakterizasyonu	6
4.2.1. SDDNP'ın zoelektrik Noktasının Belirlenmesi	6
4.2.2. SEM Analizi	7
4.2.3. XRD Analizi	9
4.2.4. Zeta Sizer Parçacık Boyut ve Parçacık Boyut Da 11ım Analizi	0
4.2.5. BET Yüzey Analizi	2
4.2.6. FT-IR Analizi	2
4.2.7. XRF Analizi	3
4.3. AR42 ve BR18'in SDDNP Üzerine Adsorpsiyon Ko ullarının Etkilerinin ncelenmesi ve Optimizasyonu	4
4.3.1. RSM ile Optimizasyon	4
4.3.1.1. AR42 ve BR18 Boyarmaddelerinin RSM ile Optimizasyonu 7	5
4.3.1.2. BR18 Boyasının RSM ile Optimizasyonu	8
4.4. Adsorpsiyona Etki Eden Ko ulların Deneysel Olarak Belirlenmesi 10	0

4.5. AR42 ve BR18 için Farklı Ba langıç Boyar Madde konsantrasyonunun
Etkisi
4.6. AR42 ve BR18 için Farklı Adsorbent Miktarının Etkisi 101
4.7. AR42 ve BR18 için Farklı pH Miktarının Etkisi 102
4.8. AR42 ve BR18 için Farklı Çalkalama Hızının Etkisi 103
4.9. AR42 ve BR18 için Farklı Sıcaklı ın Etkisi104
4.10. Denge Modelleri
4.10.1. Langmuir zotermi Modeli105
4.10.2. Freundlich zotermi Modeli
4.11. Adsorpsiyon Kineti i
4.11.1. AR42 ve BR18 Boyarmaddelerinin Yalancı Birinci Derece
Kinetik Modeli
4.11.2. AR42 ve BR18 Boyarmaddelerinin Yalancı kinci Dereceden
Kinetik Modeli
4.12. Termodinamik Çalı malar115
5. SONUÇLAR VE ÖNER LER 118
KAYNAKLAR
ÖZGEÇM VE ESERLER L STES131

Ç ZELGELER D Z N

<u>Sayfa</u>

Çizelge 1. Boyama atık sularının karakteristikleri[Manu ve Chaudhari, 2002] 10
Çizelge 2. Asit Red 42 etiket bilgileri
Çizelge 3. Bazik Red 18 etiket bilgileri
Çizelge 4. Farklı HTAB konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları
Çizelge 5. Farklı HTAB konsantrasyonunun Anova istatiksel modellemesi
Çizelge 6. Farklı demir konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları
Çizelge 7. Farklı demir konsantrasyonunun Anova istatiksel modellemesi
Çizelge 8. Farklı sodyum bor hidrür deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları da ılımı 53
Çizelge 9. Farklı NaBH ₄ konsantrasyonunun Anova istatiksel modellemesi
Çizelge 10. Farklı sodyum bor hidrür ekleme hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları
Çizelge 11. Farklı NaBH ₄ Ekleme Hızının Anova statiksel Modellemesi
Çizelge 12. Farklı karı tırma hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılımları
Çizelge 13. Farklı karı tırma hızının Anova istatiksel modellemesi
Çizelge 14. Farklı sıcaklıklarda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları
Çizelge 15. Farklı sıcaklı ın Anova istatiksel modellemesi
Çizelge 16. SDDNP optimum üretim ko ulları
Çizelge 17. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin EDX analizi
Çizelge 18. Optimum artlarda üretilen SDDNP'ın zeta sizer de erleri
Çizelge 19. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin XRF analizi
Çizelge 20. SDDNP ile AR42 giderimi için Box-Behnken deneysel tasarımı ve elde edilen giderim de erleri
Çizelge 21. AR42 için ANOVA Varyans Analizi
Çizelge 22. SDDNP ile BR18 giderimi için Box-Behnken deneysel tasarımı ve elde edilen giderim de erleri
Çizelge 23. BR18 için ANOVA Varyans Analizi
Çizelge 24. AR42 ve BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait langmuir sabitleri 106

Çizelge 25. AR42 ve BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait Langmuir sabitleri . 107
Çizelge 26. AR42'nin SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik model verileri ve regrasyon de erleri
Çizelge 27. BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik model verileri ve ve regrasyon de erleri
Çizelge 28. AR42'nin SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait termodinamik parametreler. 116
Çizelge 29. BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait termodinamik parametreler 116



EK LLER D Z N

<u>Sayfa</u>

ekil 1. Cevap yüzey sonuçları
ekil 2. Üç de i kenli optimizasyon için Box Behnken tasarımı
ekil 3. FT-IR çalı ma prensibi
ekil 4. HTAB'ın molekül yapısı
ekil 5. Asit Red 42 molekül formu
ekil 6. Bazik Red 18 molekül formu
ekil 7. SDDNP sentez a amaları
ekil 8. Farklı HTAB konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılım grafi i
ekil 9. Farklı HTAB konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri 47
ekil 10. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve HTAB miktarı analizi
ekil 11. Farklı demir deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılımları
ekil 12. Farklı demir deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri 51
ekil 13. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve demir miktarı analizi
ekil 14. Farklı sodyum bor hidrür konsantrasyonunun partikül boyut da ılımları53
ekil 15. Farklı sodyum bor hidrür deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin SEM görütüleri
ekil 16. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve NaBH4 miktarı analizi 55
ekil 17. Farklı sodyum bor hidrür ekleme hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları da 11m1
ekil 18. Farklı sodyum bor hidrür ekleme hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri
ekil 19. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve NaBH4 ekleme hızı analizi 59
ekii 20. Farkii kari tirma mziyia sentezienimi SDDNP nin partikul boyut da inimi
ekil 21. Farklı karı tırma hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri 60
ekil 22. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve karı tırma hızı analizi
ekil 23. Farklı sıcaklıklarda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılımı 62
ekil 24. Farklı sıcaklıklarda sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri

ekil 25. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve karı tırma hızı analizi
ekil 26. SDDNP izoelektrik noktası
ekil 27. Optimum artlarda üretilen SDDNP67
ekil 28. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin EDX spektrumu
ekil 29. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP'ninXRD analizi
ekil 30. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin parçacık boyut da ılımı
ekil 31. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP için FT-IR analizi
ekil 32. AR42 boyası için deneysel ve tahmini giderim
ekil 33. SDDNP miktarı ve boya konsantrasyonunun AR42 giderimi üzerine etkisi (sıcaklık 37 °C, pH 3,0, çalkalama hızı 5)
ekil 34. SDDNP miktarı ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (pH 3,0, çalkalama hızı 5, boya konsantrasyonu 900 mg/L)
ekil 35. SDDNP miktarı ve pH'ın AR42 giderimi üzerine etkisi (T 37°C, çalkalama hızı 5, boya konsantrasyonu 900 mg/L)
ekil 36. Çalkalama hızı ve SDDNP miktarının AR42'nin giderimi üzerine etkisi (pH 3,0, T 37°C, boya konsantrasyonu 900 mg/L)
ekil 37. Boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (pH 3,0, çalkalama hızı 5, SDDNP miktarı 0,5 g)
ekil 38. Boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0,5 g, T: 37°C, çalkalama Hızı 5)
ekil 39. Boya konsantrasyonu ve hızın AR42 giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, T 37°C, pH 3)
ekil 40. pH ve sıcaklı ın AR42 giderimi üzerine etkisi SDDNP miktarı (0,2g, boya konsantrasyonu 900 mg/L, hız 5)
ekil 41. Çalkalama hızı ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0.2g, boya konsantrasyonu 800 mg/L, pH 3.0)
ekil 42. Çalkalama hızı ve pH'ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0.2 g, boya konsantrasyonu 950 mg/L, T 35°C)
ekil 43. Test edilen tüm de i kenlerin giderim üzerine etkisi
ekil 44. AR42 boyası için optimum çalı ma ko ulları
ekil 45. BR18 boyası için tahmini ve deneysel giderim verileri
ekil 46. SDDNP miktarı ve boya konsantrasyonunun BR18'in giderimine etkisi (Hız 5, pH 10,0, T 40°C)92
ekil 47. SDDNP miktarı ve hızın BR18 giderimine etkisi (boya konsantrasyonu 800 mg/L, pH 10,0, T 25°C)

ekil 48. SDDNP miktarı ve pH'ın BR18'in giderimine etkisi (boya konsantrasyonu 800 mg/L, çalkalama hızı 2, T 25°C)
ekil 49. SDDNP miktarı ve sıcaklı ın BR18'in giderimine etkisi (boya konsantrasyonu 800 mg/L, çalkalama hızı 2, pH 10)
ekil 50. Boya konsantrasyonu ve çalkalama hızının BR18'in giderimine etkisi (pH 10,0, SDDNP 0,2 g, T 25°C)
ekil 51. Boya konsantrasyonu ve pH'ın BR18'in giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, çalkalama hızı 2, T 25°C)95
ekil 52. Boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın BR18'in giderimine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, çalkalama hızı 2, pH 10)
ekil 53. pH ve çalkalama hızının BR18'in giderimine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, T 25°C, boya konsantrasyonu 600 mg/L)
ekil 54. Sıcaklık ve çalkalama hızının giderime etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, boya konsantrasyonu 600 mg/L, pH 10)
ekil 55. Sıcaklı ın ve pH'ın BR18'in giderimine etkisi (SDDNP 0,2 g, boya konsantrasyonu 800 mg/L, hız 5)
ekil 56. Test edilen tüm de i kenlerin giderime etkisi
ekil 57. BR18 için optimum çalı ma ko ulları
ekil 58. AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin SDDNP üzerine adsorpsiyonuna ba langıç boyar madde konsantrasyonunun etkisi
ekil 59. AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin SDDNP üzerine adsorpsiyonuna adsorbent miktarının etkisi
ekil 60. AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin SDDNP üzerine adsorpsiyonuna pH'nın etkisi
ekil 61. AR42 ve BR18 için farklı çalkalama hızının etkisi 103
ekil 62. AR42 ve BR18 için farklı sıcaklı ın etkisi
ekil 63. AR42 ve BR18' in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait langmuir izoterm do ruları (AR42 için pH 3.0, SDDNP 0,4 g/L, sıcaklık 37 °C, BR18: ba langıç pH 10,0, SDDNP miktarı 0,4 g/L, sıcaklık 25°C)
ekil 64. AR42 ve BR18' in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait freundlich izoterm do ruları (AR42: ba langıç pH: 3,0, SDDNP 0,4 g/L,sıcaklık 37°C: ba langıç pH 10,0, SDDNP miktarı 0,4 g/L, sıcaklık 25°C)
ekil 65. SDDNP üzerine birim adsorbent ba ına adsorplanan AR42 miktarının zamanla de i imi (ba langıç pH 3,0, sıcaklık 37 °C, adsorbent konsantrasyonu 0.4 g/L)

ekil 66. SDDNP üzerine birim adsorbent ba ına adsorplanan BR18 miktarının zamanla de i imi (ba langıç pH 10,0, sıcaklık 25°C, adsorbent konsantrasyonu 0,4g/L)
ekil 67. AR42' nin SDDNP'ye adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH 3,0, sıcaklık 37°C, adsorbent konsantrasyonu 0.4g/L)
ekil 68. BR18' in SDDNP adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH 10,0, sıcaklık 25°C, adsorbent konsantrasyonu 0,4 g/L) 111
ekil 69. AR42' nin SDDNP adsorpsiyonuna ait yalancı ikinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH 3,0, sıcaklık 37°C, adsorbent konsantrasyonu 0,4 g/L, temas süresi 150 dakika)
ekil 70. BR18' in SDDNP adsorpsiyonuna ait yalancı ikinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH:10, sıcaklık 25°C, adsorbent konsantrasyonu 0.4 g/L, temas süresi 150 dakika)
ekil 71. AR42 boyasına ait Van't Hoff e itli i ile elde edilen do rular (ba langıç boyar madde konsantrasyonu 650 mg/L pH: 3, adsorbent konsantrasyonu : 0.4 g/L, temas süresi 120 dakika)
ekil 72. BR18 boyasına ait Van't Hoff e itli i ile elde edilen do rular (ba langıç boyarmadde konsantrasyonu 400 mg/L, pH: 10, adsorbent konsantrasyonu : 0.4 g/L, temas süresi 150 dakika)

S MGELER VE KISALTMALAR

SDDNP	: Sıfır de erlikli demir nanopartikül
d.nm	: Nanopartikül çapı
C_d	: Dengede çözeltide adsorblanan kalan madde boyar konsantrasyonu
C_0	: Ba langıç boyarmadde konsantrasyonu (mg/L)
q_d	: Dengede adsorbentin birim kütlesinde adsorblanan boyarmadde miktarı
Q^0	: Adsorbentin maksimum adsorblama kapasitesi (mg/g)
X_0	: Adsorbent konsantrasyonu (g/L)
K _c	: Adsorpsiyon denge sabiti
K _f	: Adsorbentin adsorplama kapasitesi
n	: Heterojenlik faktörü (Adsorpsiyon yo unlu u)
b	: Langmuir adsorpsiyon sabiti (L/mg)
AR42	: Asit Red 42 boyar maddesi
BR18	: Bazik Red 18 boyar maddesi
RSM	: Cevap yüzey yöntemi
ANOVA	: Varyans analizi test metodu
\mathbf{k}_1	: Yalancı birinci mertebe hız sabiti (dk ⁻¹)
k_2	: Yalancı ikinci mertebe hız sabiti (g/mg.dk)
Н	: Entalpi de i imi (J/mol)
G	: Serbest Gibbs enerji de i imi (J/mol)
S	: Entropi de i imi (J/mol)
Т	: Sıcaklık (K, °C)
t	: Zaman

1. G R

Do anın ve suların kirlili i modern dünyada teknik bir tanım olmaktan çıkmı büyük bir sorun haline gelmi tir. Kirlili e çe itli organik kimyasallar (benzen, toluen, hidrokarbonlar, boyarmaddeler vb.), inorganik maddeler ve a ır metaller sebep olmaktadır. Günümüzde uygulanan arıtma yöntemlerinin, bazı kirleticilerin gideriminde yetersiz kalması nedeniyle yeni yöntemler ve malzemelerin geli tirilmesi ve uygulanması ara tırılmaktadır. Son yıllarda nanoteknolojinin geli mesiyle birlikte nanomalzemelerin sentezi ve kirleticilerin gideriminde kullanımı ile ilgili çok sayıda çalı ma yürütülmektedir.

Demir do ada en çok bulunan 6.elementtir. Do ada hematit (Fe_2O_3) ve magnetit (Fe_3O_4) yapıda bulunmaktadır. Demir element olarak oldukça reaktif olup atmosferik artlar altında kolaylıkla oksitlenebilmektedir. Sıfır de erlikli demir nanopartiküller (SDDNP), fiziksel ve kimyasal üretim metotlarıyla elde edilebilmektedir. Sıfır de erlikli demir nanopartiküller organik kirleticilere kar 1 olan reaktiviteleri ve çe itli bile ikleri parçalama potansiyellerinden dolayı, son yıllarda atıksuların arıtılması ve temiz su hazırlama i lemlerinde artan bir ilgiye sahiptir.

Bu çalı mada uygun ko ullarda kimyasal indirgeme metoduna dayalı bor hidrür indirgenmesi metoduyla sıfır de erlikli demir nanopartikül üretilmi tir. Sıfır de erlikli demir nanopartikülü optimum ko ullarda üretebilmek için tüm sentez parametreleri belli ko ullar altında de i tirilerek ve elde edilen verilerin RSM programının öngördü ü optimum üretim eması ile kar ıla tırılarak deney parametreleri için optimum ko ullar belirlenmi ve tekrardan sentez i lemi gerçekle tirilmi tir. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP ile tekstil endüstrisinde kullanılan ve azo grubu içeren Asit Red 42 ve Bazik Red 18 boyar maddelerinin sulu çözeltilerinden giderim etkinli i incelenmi tir. Elde edilen veriler RSM paket programı kullanarak deney ko ulları optimize edilmi ve üretim için en uygun ko ullar elde edilmi tir.

Çalı ma kapsamında sıfır de erlikli demir nanopartikülün sentez a amasına ve boyutuna etki eden; demir konsantrasyonu, sodyum bor hidrür konsantrasyonu,

yüzey aktif madddenin konsantrasyonun, borhidrür ilave hızı ve reaksiyon ortamının karı tırma hızının etkisi incelenmi tir. Bu parametreler daha sonra RSM ile optimize edilerek en uygun deney artları belirlenmi tir. SDDNP'nin karakterizasyonunu ve tanecik boyutunu belirlemek için; SEM, XRD, XRF, FT-IR ve Zeta Sizer (Tane boyut da ılım ölçüm cihazı) kullanılarak boyut, elementsel analiz ve morfolojik analizler yapılmı tır. Ayrıca SDDNP' nin yüzey alanını ve gözenek özellikleri BET yüzey alanı metoduna göre incelenmi tir.

Optimum ko ullarda elde edilen SDDNP'nin giderim etkinli ini ara tırmak için azo grubu tekstil boyarmaddelerden olan Asit Red 42 ve Bazik Red 18'in sulu çözeltilerinden adsorpsiyon metodu ile giderimi ara tırılmı tır. Adsorpsiyon çalı malarında her iki boya için ba langıç boya konsantrasyonu, sıcaklık, adsorbent olarak kullanılan demir nanopartikül miktarı, çalkalama hızı gibi parametreler ara tırılmı ve her bir boyarmadde çalı masına ait denge, kinetik ve termodinamik parametreler belirlenmi tir. Adsorpsiyona etki eden parametrelerin çalı ma aralıkları RSM metoduna göre belirlenerek elde edilen veriler istatistiki metotlara göre de erlendirilmi tir.

2. KAYNAK ARA TIRMASI

2.1. NANOMALZEMELER VE ÖZELL KLER

Günümüzde birçok sektörde geni bir uygulama potansiyeline sahip olan ve heyecan verici bir hızla geli en nano teknoloji genel bir ifadeyle, çe itli araçların, malzemelerin ve yapıların moleküler düzeyde i lenmesi, düzenlenmesi ve yaratılması olarak tanımlanmaktadır. Nanometre, metrenin milyarda biri kadar olan bir ölçüdür $(1nm=10^{-9}m)$ ve nano birimi ile aslında 100 - 0,1 nanometre (nm) arasındaki herhangi bir büyüklük ifade edilmektedir[Oropeza vd., 2012].

Nano boyutlarda malzemenin yüzey / hacim oranı hızla artmaktadır. Bu durumda yüzeydeki atomların oranı malzemenin tümüne göre artmakta, malzemenin yüzey enerjisi artmakta, malzeme daha reaktif olmaktadır. Bu durumda taneci in yük stabilizasyonuna ula abilmesi e iliminden dolayı adsorblama kapasitesi, di er atomlarla etkile me ve reaksiyona girme e iliminin artmasına neden olacaktır[Crane ve Scott, 2012].

Nanopartiküller oldukça kararsızdırlar bu yüzden bulundukları çözelti içerisinde agregasyona(kümelenme) u ramaları muhtemeldir ve bu durum da yüzey alanı / hacim oranının dü mesine neden olur. Çözelti içinde çökmelerini engellemek için farklı sentez ve yüzey modifikasyonu stratejileri geli tirilmi tir. Yüzey aktif maddelerin kullanımı, agregasyon(kümelenme) olu umunu engelleyen çözümlerden birisidir. Stabilizör ajanlar partiküllerin yüzeyleriyle etkile erek nanopartiküller süspanse halindeyken partikül yüzeyini kaplamakta ve aynı yüklü partiküllerin elektrostatik olarak birbirini itmesi sonucu partikül agregasyonu engellemektedir [Doron,1995].

2.2. NANOPART KÜL ÜRET M YÖNTEMLER

Nano boyutlu sıfır de erlikli demirin (SDDNP) sentez metotları çe itli fiziksel ve kimyasal sentez metotlarıyla sa lanmaktadır.

2.2.1. Fiziksel Üretim Metotları

2.2.1.1. nert gaz (Asal Gaz) yo unla ması

Asal gaz yo unla ması olarak da bilinen bu metodun nanopartikül üretimi konusundaki ilk örne i 1984 yılında Birringer ve arkada ları tarafından üretilen nanomalzemelerde görülmü tür[Sergeev, 2006].

Bu yöntem nano kristallerin ve metal ala ımlarının direk buhar fazında üretilmesini amaçlayan en eski yöntemdir. Günümüzde çok yönlü bir üretim tekni i olmasından dolayı nano yapılı tozların sentezinde kullanılmaktadır[Bernard ve Ganeesh, 2004]

Yöntemde metalik seramik ve kompozit nanopartiküller üretildi i gibi oksijen yardımıyla oksitli bile iklerde üretilebilmektedir. Yöntem teknik olarak so uk bir günde suyun ısıtılmasına benzemektedir. Isınan su buharla ır ve bulundu u ortamla etkile erek ısı kaybeder bunu takiben so uk cam yüzeyinde su damlacıkları yo unla ır ve nanopartiküller olu ur. Sentezlenen nanopartiküllerin boyutu; sistemde kalma sürelerinden, malzemelerin buharla ma hızından, ortam sıcaklı ından ve kullanılan asal gazın cinsinden etkilenmektedir [Güler ve Aksoy, 2013]

2.2.1.2. iddetli Plastik ekil De i imi

iddetli plastik ekil de i imi yöntemleri, yüksek basınç altında ve nispeten dü ük sıcaklıklarda önemli ekil de i imi sa lar. Bu gibi artlar, mikro veya nano yapıda, önemli incelmelere sebep olabilir. Yüksek açılı tane sınırlarına sahip üstünince-taneli yapı elde edilebilir[Gürbüz, 2007]. Bridgman metodu olarak bilinen yöntem de sıcak ve so uk bölgeler arasında bulunan kristal yapılar yüksek basınç ve dü ük sıcaklık ko ullarında nano kristal partikülleri olu turmaktadır.

2.2.1.3. Yüksek Enerjili Bilyeyle Ö ütme

Yüksek enerjili bilyeyle ö ütme yönteminde, geleneksel mekanik ö ütme tekni i kullanılarak i lenmemi metal parçaları, mikro veya nano boyutta taneciklere

parçalanır. Bu yöntem sertle tirilmi çelikten imal edilen bilyelerin oksidasyonu önlemek için azot gazı ortamında malzemeyi ö ütmesine dayanmaktadır.

Bu yönteme ek olarak ö ütme sonrasında tavlama i lemiyle çe itli nanomalzemeler ve nanotüpler üretilebilmektedir[Güler ve Aksoy, 2013].

2.2.1.4. Ses Ötesi Atı la Dövme

Ses ötesi atı la dövme yönteminde numune yüzeyine rastgele noktalara, yüksek hızla mekanik yükler gönderilir; böylece çıkıntılar meydana gelir. lem devam ettikçe bu çıkıntılar birle ir ya da yeniden düzenlenir böylece tanelerin konumları da de i ir. Yük yo unlu una ve germe hızına ba lı olarak böyle bir inceltme i lemi ile üstün incelikte tanecikler elde edilmektedir [Sergeev, 2006].

2.2.2. Kimyasal Üretim Yöntemleri

2.2.2.1. Ters Misel

Ters misel yöntemi, dar bir boyut da ılımı gösteren ve tek düze biçime sahip nano tanecik eldesi için mükemmel bir yöntemdir. Ters misel yönteminde, dar boyut da ılımı gösteren nano boyuttaki taneciklerin sentezi için su kürecikleri, nano-reaktör olarak çalı ması ile uygun bir tepkime ortamı olu turmaktadır. Bu yöntemin bazı avantajları; yüksek sıcaklık ve basınç olmadı 1 için özel bir ekipmana gereksinim duyulmaması ve seri kimyasal tepkimelerin gerçekle mesine olanak tanıması olarak sıralanmaktadır[Bayraktar, 2003].

2.2.2.2. Kontrollü Kimyasal Çöktürme

Kontrollü kimyasal çöktürmeyi sa lamak amacıyla uygun pH aralı ında uygun bir çöktürücü ilave edilir. Yaygın olarak kullanılan çöktürücüler; NaHCO₃, Na₂CO₃, (NH4)₂CO₃'tür. Yöntemde sıvı çözelti içerisine saf su eklenerek karı tırılır. Olu an çözeltiye seçilen çöktürücü eklenir ve çözelti karı tırılarak pH ayarı yapılır, çöktürmeden sonra malzeme yıkanır 100°C kurutulduktan sonra 1200°C kalsinasyon uygulandıktan sonra toz halindeki malzeme elde edilmektedir[Aulia, 2010].

2.2.2.3. Kimyasal Buhar Yo unla ması

Kimyasal buharla tırma yöntemi 1994 yılında Almanya'da geli tirilmi tir. Bu yöntem yüksek miktarda nanopartikül üretim için ideal bir yöntemdir. Yöntemde ba langıç malzemesi olarak metalorganikler, karboniller, klorürler ve hidrürler gibi buhar fazına kolaylıkla geçebilen bile ikler kullanılmaktadır [Zaki, 2008]. Yöntemde gaz fazında bulunan malzemenin ısıyla parçalanarak partiküle dönü me esasına dayanır. Parçalanma sonucu olu an nanopartiküller reaktör adı verilen fırında toz toplama yöntemlerine uygun olarak toplanmaktadır. Bu toplamanın en çok görülen ekil içinden sıvı azot geçen bir çubu un kapalı bir alan içerisinde çöktürülmesi yöntemidir[Kevin, 1997].

2.2.2.4. Sıvı Alev Püskürtme

Günümüzde nano malzemelerin ticari olarak pazarlanma kapasitesinin artmasıyla geli en bir yöntemdir. Bu yöntem alev ortamında yüksek oksitleyici etkisinden dolayı oksit nanopartiküllerin üretimi içinde kullanılmaktadır. Yöntemde kolay uçuculuk özelli i gösteren metal halojenürler kullanılır, gaz fazında olu an reaksiyonların sonucu olarak atomlar kümelenir ve buhar fazının hidrojen ve oksijen gibi gazları sisteme ta ımasıyla nanopartiküllerin olu umu gözlenmektedir[Roth, 2007].

2.2.2.5. Gaz Fazda ndirgeme

Geleneksel demir nano taneciklerden RNIP (Toda Kogyo Corp., Schaumberg,) gaz fazda indirgeme yöntemiyle üretilmi tir ve çevresel uygulamalarda geni ölçüde kullanılmaktadır. RNIP, Nurmi ve arkada ları tarafından FeH₂ olarak gösterilmi tir[Nurmi vd., 2005]. Götit (goethite) ve hematit taneciklerinin H₂ ile yüksek sıcaklıkta (350° C – 600° C) indirgenmesiyle üretilmi tir. Demir tanecikleri gaz fazda su içinde so utulur. Sudaki taneciklerin yüzeylerinde pas tabakası olu ur. Bu demir nano tanecikler kurutulduktan sonra, organik halojen bile enlerin ve a ır metallerin indirgenmesinde kullanılabilir. RNIP iki fazlı bir malzeme olarak bilinir; Fe₃O₄ ve -Fe⁰ içermektedir. Elde edilen taneciklerin ortalama boyutu 50-300 nm, özgül yüzey alanı ise 7-55 m²/g arasındadır. Fe içeri i genelde (a ırlıkça) %65'den az de ildir[Gürbüz, 2007].

2.2.2.6. Sıvı Fazda ndirgeme

Sıvı fazda indirgeme yönteminin (borhidür indirgeme) temel ilkesi, metalik iyon çözeltisine güçlü bir indirgen ilave ederek metali indirgemek ve nano boyutta metal tanecik elde etmektir.

Sıvı fazda indirgeme yöntemiyle demir nano taneciklerin eldesi, kolaylı 1 ve verimlili i nedeniyle en çok ara tırılan yöntemdir. Ayrıca çevresel uygulamalarda da en sık kullanılan yöntemlerden biridir. En yaygın kullanılan indirgen NaBH₄'dür. Demir(III) klorür (FeCl₃.6H₂O) ve demir(II) sülfatın (FeSO₄.7H₂O) sıvı fazdaki demir çözeltisi olarak kullanımına ili kin ba arılı çalı malar yapılmı tır. Bu yöntemle nano demir taneci i eldesini ara tıran pek çok ara tırmacı, tanecik boyutu ve özgül yüzey alanıyla ilgili benzer sonuçlara ula mı lardır[Zhang, 2008]. Bu çalı mada da sıvı fazda indirgeme metodu kullanılmı ve indirgen olarak NaBH₄ seçilmi ve demir kayna 1 olarak ise demir (III) klorür kullanılmı tır.

Ayrıca sıvı faz indirgenme metodu bu metotlar arasından en yaygın olanıdır. Bu metotta Fe^{2+} veya Fe^{3+} iyonları kuvvetli bir indirgeyici olan sodyum bor hidrür ile sıfır de erlikli demire indirgenmektedir[Li vd., 2006].

Bu metot oldukça basittir çünkü herhangi özel bir ekipman gerektirmeden sadece iki çok yaygın kullanılan kimyasala, demir kayna 1 ve indirgeyici olarak da sodyum bor hidrüre ihtiyaç duyar[Zhang, 2006].

ndirgeme i lemi (2.2.) e itli inde belirtilen reaksiyonlara göre yürür;

$$2FeCl_3 + 6NaBH_4 + 18H_2O = 2Fe^0 + 6NaCl + 6B(OH)_3 + 21H_2$$
 (2.2)

Demiri sıfır de erlikli formunda olu turmak ve bu ekilde korumak için inert ortam sa lanmaktadır. A ırı ince boyutu ve yüksek özgül yüzey alanı nedeniyle, sıfır de erli demir nano tanecikleri havada kolayca oksitlenmektedir. Oksitlenme büyük ölçüde tanecik büyüklü üne ba lı oldu undan, a ırı ince tanecik kullanan pek çok ara tırmacı, demir nano tanecikleri oksitlenmeden korumak için tanecikleri, oksitten olu an pasif bir tabaka veya sabit bir soy metal kabukla kaplamaktadır. Son yıllarda yapılan çalı malar, SDDNP sentezinin büyük oranda oksidasyonu önlemek için açık havada ancak etanol varlı ında sentezlendi inde oksitlenmenin önüne geçildi i rapor edilmektedir[Liu vd., 2005].

2.3. TEKST L ENDÜSTR S NDE KULLANILAN BOYAR MADDELER

Sentetik boyar maddeler tekstil endüstrileri ve di er birçok endüstriyel faaliyette yo un bir biçimde kullanılmaktadır. Tekstil endüstrisinde kullanılmak üzere yılda ortalama 7x10⁵ tonun üzerinde 10.000 'e yakın farklı boya üretilmekte olup, bu boyaların %15'i endüstriyel arıtma tesisi çıkı suları ile alıcı su ortamlarına verilmektedir. Tekstilde kullanılan boyalar biyolojik giri imlere, 1 1 a, sıcaklı a ve oksidasyona kar 1 direnç gösterdiklerinden alıcı su ortamında dayanıklı bir ekilde kalırlar. Alıcı sulara verilen renkli atıksular estetik problemlere neden olmakla birlikte, su ortamındaki 1 ık geçirgenli ini azaltır ve fotosentetik aktiviteyi olumsuz yönde etkiler. Ayrıca boyar maddelerin bazı sucul organizmalarda birikmesi toksik ve kanserojenik ürünlerin meydana gelme riskini de beraberinde getirmektedir. Bu nedenle boyar madde içeren tekstil endüstrisi atıksularının renk giderim prosesleri ekolojik açıdan önem kazanmaktadır[Kapdan vd., 2003].

Tekstil endüstrisinde kullanılan boyar maddeler genel olarak anyonik (direkt, asit ve reaktif), katyonik (bazik) ve noniyonik (dispers) boyar maddeler olarak sınıflandırılabilir. Boyar maddeler genellikle iki ana bile enden olu an moleküllerdir: rengi veren kromofor ve boyayı ipli e ba layan fonksiyonel grup. Kromofor, boyanın rengi için önemli bir bile iktir. Bir ya da birden çok ba içermektedir. Bu ba lar de i kendir ve 1 1 1 absorplayarak, boyanın parlak renkli görünümünü sa lamaktadırlar. Boyalarda en yaygın kullanılan kromofor grubu, azo grubudur. Di er önemli gruplar indigo ve sülfür içermektedir. Fonksiyonel grup, boyanın pamuk ya da yün ipli ine ba lanmasını sa lamaktadır. Farklı tip tekstil materyallerinin boyanması için farklı tip fonksiyonel gruplar kullanılmaktadır. Reaktif boyaların hidrolizi kolaydır, fakat kuma ta tutunamayan miktarları oldukça fazladır.

2.3.1. Azo Boyalar

lk boyanın 1856 yılında ke fedilmesinden günümüze kadar birçok farklı tip boya bulunmu tur. Bu boyaların önemli bir kısmını olu turan azo boyalar, dünyada %60-70 gibi bir kullanım oranına sahiptir ve pamuklu kuma boyamada kullanılmaktadır[Bansal vd., 2010]. Azo boyalar küresel ekonomideki üretimin neredeyse yarısını (700.000 ton/yıl) ve boya endüstrisindeki üretimin %20 sini kar ılamaktadır. Bununla birlikte aromatik azo boyalar uluslararası boya endüstrisinin de yarısını olu turmaktadır. Azo boyalar yapı olarak içerdikleri kromofor (N=N) grupları ile adlandırılırlar. Bu kromofor yapı azo ba ı olarak nitelenmektedir ve boyaya rengini veren bu kısımdır[Rahman vd,. 2014].

Bazı azo boyaları iki azo grubu içerir ki bunlara diazo, üç azo grubu içerenlere de triazo denir. Daha fazla azo grubu içeren azo boyaları da mevcuttur. Azo boyaları ısıya kar ı dayanıklıdır ve ı ı a yada oksijene maruz kaldı ı zaman rengini kaybetmez. Bu da azo boyalarının her gıda için kullanılabilece inin göstergesidir. Azo boyaları güçlü renk veren boyalardır. 1 mg azo boyası ile normal olarak 1 kg gıda ürünü boyanabilir ve oldukça toksik yapıdadır[Manu ve Chaudhari, 2002]. Tekstil endüstrilerinde kuma a ba lanmamı kalıntı boyalar da atık sularda rengin artı ına neden olurlar. Tekstil endüstrsinde kullanılan boyalar için ba langıçtaki boya miktarının %40'ı kuma a fikse edilmeden kalmakta ve atıksuya geçmektedir[Manu ve Chaudhari, 2002].

Tekstil endüstrisinde mevcut arıtma prosesleri istenen renk ve KO giderimini sa layamamakta ve alıcı ortam de arj limitleri a ılmaktadır. Birçok Avrupa ülkesinden renk, ba lıca kirlilik kayna ı olarak kabul edilmi ve Avrupa birli ince EU 91/271 maddesiyle alıcı ortama verilmesine önemli kısıtlamalar getirilmi tir Boyalı atıksuların karakterizasyonu, boyaların kimyasal yapısındaki farklılıklardan ve boyama prosesinin de i im göstermesinden dolayı oldukça zordur. Çizelge 1' de boyama atık sularının karakteristiklerine ili kin bazı de erler görülmektedir[Manu ve Chaudhari, 2002].

Boya türü	Elyaf	Renk	BO,	TOK,	AKM,	ÇKM,	pН
	çe idi	ADMI	mg/L	mg/L	mg/L	mg/L	
Asit	Poliamid	4000	240	315	14	2028	5.1
1:2 Metal	Poliamid	370	570	4	5	3945	6.8
Kompleks							
Bazik	Akrilik	5600	210	255	13	1469	4.5
Direkt	Viskoz	12500	15	140	26	2669	6.6
Reaktif, kesikli	Pamuklu	3890	0	150	32	12500	11,2
Reaktif, sürekli	Pamuklu	1390	102	230	9	691	9.1
,							
Vat	Pamuklu	1910	294	265	41	3945	11.8
Dispers, yüksek	Polyester	1245	198	360	76	1700	10.2
sıcaklıkta							

Çizelge 1. Boyama atık sularının karakteristikleri[Manu ve Chaudhari, 2002].

Atıksulardan renk giderimi için flokülasyon/koagülasyon, adsorpsiyon, ve kimyasal oksidasyon gibi çe itli fiziksel/kimyasal metotlarla birlikte biyolojik arıtma sistemleri kullanılabilmektedir. Bu yöntemlerde elde edilen renk giderim veriminin atık sudaki boya türüne ba lı olarak de i iklik göstermesi atıksulardan renk giderimi için en uygun metodun seçimini daha da zorla tırmaktadır. Azo, antrakinon ve indigo çekirde ine sahip sentetik boyalar do ada hidrofilik olmaları nedeniyle mikrobiyal parçalanmaya dirençli olduklarından konvansiyonel aerobik yöntemlerle ayrı tırılamamaktadırlar.

Tekstil endüstrisi atık sularında KO/BO (Kimyasal Oksijen htiyacı/ Biyokimyasal Oksijen htiyacı) oranı genellikle 3-4 arasında de i ti inden bu atık sular biyolojik olarak zor ayrı maktadır[Manu ve Chaudhari, 2002].

KO 'si yüksek bir atık suyun aerobik reaktörde arıtılması çamur kabarması, a ırı çamur üretimi, havalandırma için yüksek enerji ihtiyacı gibi dezavantajlara sahiptir. Ayrıca, aerobik arıtma azo boyar maddelerinden kaynaklanan rengin gideriminde ba arılı olamamaktadır. Kimyasal ve fiziksel metotlar içeren koagülasyon-flokülasyon, fenton prosesi gibi ileri oksidasyon ve elektrokimyasal metodlar renk gideriminde oldukça etkilidir ancak oldukça pahalıdır ve fazla miktarda çamur olu umu gibi i letme problemleri meydana getirmektedir. Membran filtrasyon ve iyon de i tirme ekonomik ve kullanı lı de ildirler. Adsorpsiyonla renk giderimi oldukça etkin bir yöntemdir. En yaygın ve etkin kullanılan adsorban madde aktif karbondur. Ancak adsorpsiyonda ilk yatırım maliyeti yüksektir ve adsorbanın periyodik olarak yenilenmesi gerekmektedir[Kapdan vd,. 2003]

u ana kadar SDDNP, çe itli kimyasalların yıkımı, stabilizasyonu, ve/veya giderimi için laboratuavar ko ulları altında test edilmi tir. Bu amaçla çe itli organik bile ikler ve inorganik katyonlar/anyonlar ara tırılmı tır. Organik bile ikler olarak klorlu hidrokarbonlar[Li vd., 2006], poliklorlanmı bifeniller klorlanmı etilen; çe itli a ır metaller ve nitrat, sülfat ve fosfat gibi inorganik anyonların kullanımı bu ara tırmalara örnek te kil etmektedir[Hashim, 2011]. Ancak boyar madde giderimiyle ilgili sınırlı sayıda çalı ma mevcuttur.

2.4. RSM YANIT YÜZEY YÖNTEM

RSM yöntemi, bir kaç açıklanabilir de i kenin bir ya da daha çok yanıt de i keniyle ili kisini incelemektedir. lk olarak 1951 yılında Box ve Wilson tarafından açıklanmı tır[Box ve Wilson, 1951].

RSM yönteminin temel mantı ı, optimum yanıt almak için özel tasarlanmı deney gruplarının ortaya çıkarılmasıdır. Box ve Wilson bu yöntemi ortaya ilk çıkardıklarında bunun bir varsayım yöntemi oldu unu belirtmi lerdir. Varsayım üretmenin ve yöntemin uygulanmasının çok basit olmasından dolayı proses hakkında çok az bilgi olsa bile ço u prosese rahatça uygulanabilmektedir. Yöntemin uygulanması için öncelikle ba ımsız de i kenler ve bu de i kenlerin hangi aralıklar arasında de i ecekleri belirlenir[Montgomery,1999].

Ba ımsız de i kenlerin etkisi sonucunda incelenecek olan ba ımlı de i ken seçilir. Yazılım tarafından olu turulan deney programı uygulanır ve her deneyin yanıt de eri ölçülür. Elde edilen veriler ile sistemin modellenmesi yapılır. Optimizasyon, prosesin belirlenen hedefler (yanıtlar) do rultusunda, ba ımsız de i kenlerin birbiriyle olan etkile imleri ve bu ba ımsız de i kenlerin hedefe (yanıta) olan etkileri de göz önünde bulundurularak bir araya getirilip uygulanması i lemidir. Hedef fonksiyonu adı verilen önceden tanımlanmı kriterleri maksimize veya minimize etmek için ba ımsız de i kenler adı verilen belirlenen ko ulların de i tirilmesini içerir.

Box Behnken Dizaynı(BBD), optimum bölge yanıtların izohips e rilerinin çizilerek üst üste yerle tirilmesi veya istenilen hedefe ula ma fonksiyonu veya Lineer olmayan programlama yakla ımları kullanılarak belirlenir[Montgomery, 1999].

ekil 1'de RSM Cevap yüzey sonuçlarıyla ilgili örnek veriler verilmi tir.



ekil 1. Cevap yüzey sonuçları a) maksimum b) plato, c) maksimum deney bölgesi dı ında d) minimum e) e er yüzeyi

Box-Behnken dizaynı deneysel tasarım metotları içinde genel olarak daha çok kullanılır. Box- Behnken dizaynı, üç e it aralıklı düzeyde tasarımdır ve üç veya daha çok faktör (de i ken) ile ikinci dereceden cevap modelleri için daha avantajlıdır, çünkü daha az deney sayısı içermektedir.

statiksel hesaplamalar için, kodlanmı de i kenler (x_i) 2.4' deki e itlikle hesaplanır

$$X_i = (X_i - X_0) / \Delta X_i \tag{2.4}$$

burada, X_i ba ımsız de i kenin gerçek de eri, X_0 merkez noktadaki ba ımsız de i kenin gerçek de eri ve ΔX_i de i im de eri adımıdır.

Box- Behnken tasarımında, deneysel noktalar üç faktör tasarımı için örnekledi i gibi, hiper kürede merkez noktadan e it uzaklıkta yer almaktadır. Tüm faktör seviyeleri sadece üç seviyeli olmak zorundadır (-1, 0, +1). ekil 2'de Box Behnken tasarımı gösterilmi tir.



ekil 2. Üç de i kenli optimizasyon için Box Behnken tasarımı

2.5. ADSORPS YON

Atom iyon ya da moleküllerin katı yüzeyine tutunmasına "adsorpsiyon", katıya (tutucu maddeye) "adsorbent", katı yüzeyine tutunan maddeye ise "adsorbat" denilir. Adsorpsiyon olayı yüzeyi ilgilendiren bir olay oldu u için, bir katı veya bir sıvının yüzeyindeki konsantrasyon de i mesi olarak da tanımlanır[Choy, 1999].

Günümüzde adsorpsiyon, birçok do al fiziksel, kimyasal ve biyolojik i lemde önem ta ımaktadır. Ayrıca adsorpsiyon prosesi, atıksulardaki organik ve kimyasal kirleticilerin uygun bir katı yüzey üzerine tutularak giderilmesi i leminde de sıklıkla kullanılmaktadır[Abak, 2008].

Adsorpsiyon, adsorbe edilenin yüzeyde tutulmasını sa layan kuvvet çe itlerine göre; fiziksel adsorpsiyon ve kimyasal adsorpsiyon olmak üzere ikiye ayrılır. Ayrıca bir adsorpsiyon çe idi olarak iyonik adsorpsiyonda vardır[Abak, 2008].

2.5.1. Fiziksel Adsorpsiyon

Katı yüzey ile adsorplanan madde molekülleri arasındaki çekim kuvvetleri sonucu olu an adsorpsiyon olayıdır. Burada zayıf van der Waals kuvvetleri etkindir. Elektrostatik etkile imlerin katkısı yalnızca adsorbanın zeolitler gibi iyonik yapılı olması durumunda etkili iken van der Waals kuvvetleri daima etkilidir. Fiziksel adsorpsiyonda adsorpsiyon 1s1s1 yakla 1k olarak 10 kcal/mol'ün altındadır. Ancak adsorbatın kaynama noktasının altındaki sıcaklıklarda adsorpsiyon kayda de erdir. Adsorbatın basıncı arttıkça adsorplanan miktar artar. Bir yüzey üzerindeki adsorpsiyon miktarı adsorbandan çok adsorbatın bir fonksiyonudur. Adsorpsiyon prosesinin aktivasyon enerjisi dikkate de er de ildir. Ço unlukla çok tabakalı adsorpsiyon gerçekle ir.

Fiziksel adsorpsiyonlar oldukça hızlıdır. Fiziksel adsorpsiyon sıcaklıkla azalır. Fiziksel adsorpsiyon dengesi tersinirdir ve adsorplanmı gaz fazı sıcaklı ının yükseltilip basıncının dü ürülmesi ile kolaylıkla desorplanabilir.

Fiziksel adsorpsiyonda sorbat polarizasyonu olmasına ra men herhangi bir elektron transferi gerçekle mez. Hemen hemen adsorptif ayırma proseslerinin hepsi kemisorpsiyondan ziyade fiziksel adsorpsiyona dayanır. Gaz fazından fiziksel adsorpsiyon daima egzotermiktir [Abak, 2008]

2.5.2. Kimyasal Adsorpsiyon

Adsorplanan madde ile katı yüzey arasındaki fonksiyonel grupların kimyasal etkile imi ile olu an adsorpsiyondur. Kimyasal adsorpsiyon sırasında taneciklerle katı yüzey arasında bir kimyasal ba ve genellikle de kovalent ba olu maktadır.

Adsorpsiyon 1s1sı yakla 1k olarak 20 kcal/mol'den fazladır. Adsorpsiyon yüksek sıcaklıklarda meydana gelebilir. Adsorbatın basıncındaki artı la adsorplanan miktar azalır.

Adsorpsiyon miktarı, hem adsorbanın hem adsorbatın fonksiyonudur. Adsorpsiyon prosesi için bir aktivasyon enerjisi olasıdır. Kimyasal adsorpsiyonlar tersinmezdir. Kimyasal adsorpsiyonun hızını aktivasyon enerjisi belirler. Kimyasal adsorpsiyon sıcaklıkla artar ve desorpsiyon ürünleri, adsorplayıcı ile adsorplanan arasındaki bir kimyasal tepkime ürünü olabilir [Abak, 2008].

2.5.3. yonik Adsorpsiyon

Elektrostatik çekim kuvvetlerinin etkisi ile iyonlar yüzeydeki yüklü bölgelere tutunmaktadır. Elektrolit bir çözeltideki ile çözeltide bulunan katı arasındaki iyonların tersinir olarak yer de i tirmesi iyon de i imi olarak adlandırılmaktadır. Gerçekle en i lem adsorpsiyona oldukça benzerdir. Her iki i lemde de çözünen iyonlar katı tarafından tutulurlar. yon de i tirme i leminde çözeltiden uzakla an iyonlar aynı i aretli di er iyonların e de er miktarı kadar yer de i tirir. Adsorpsiyon da ise çözünen madde yer de i imi olmadan tutunur[Da delen, 2012].

2.5.4. Fiziksel Adsorpsiyon ve Kimyasal Adsorpsiyon Arasındaki Farklar

Fiziksel adsorpsiyonda, adsorbat ve adsorbent molekülleri arasında zayıf kuvvetler olan van der Waals kuvvetleri etkili olup bu iki molekül arasında herhangi bir elektron alı veri i veya elektron payla ımı söz konusu de ildir. Buna kar ılık, kimyasal adsorpsiyonda, adsorbent ve adsorbat molekülleri arasında kar ılıklı elektron alı veri i veya payla ımı ile fiziksel adsorpsiyondaki ba lara göre daha kuvvetli olan kimyasal ba lar olu maktadır.

Fiziksel adsorpsiyon tamamen tersinir olup, adsorplanan moleküllerin adsorbent yüzeyinden ayrılması yani desorpsiyonu söz konusudur. Kimyasal adsorpsiyon ise kimyasal artlar de i medikçe tersinmez bir reaksiyondur.

Fiziksel adsorpsiyon, adsorban yüzeyinde belirli noktalarda sabit olmayıp, adsorbat molekülleri yüzeyin tamamı üzerinde hareket edebilir. Bu ekilde katı haldeki adsorbanların yüzey alanlarının ölçülmesi mümkün olmaktadır. Fakat kimyasal adsorpsiyonda, adsorbat molekülleri katı yüzeyinde reaksiyona girdikleri noktalarda kalarak kimyasal ba olu tururlar.

Fiziksel adsorpsiyonun meydana gelmesi için ekstra bir aktivasyon enerjisi gerekmezken, kimyasal adsorpsiyonda gerekir[Da delen, 2012].

2.6. ADSORPS YONA ETK EDEN FAKTÖRLER

Adsorpsiyonu etkileyen belli ba lı faktörler; sıcaklık, pH, adsorbentin ve adsorplananın ba langıç konsantrasyonu, çalkalama hızı ve kullanılan adsorbent ve adsorplananın özellikleridir.

Bu faktörlerden, ortam sıcaklı ının etkisi genellikle adsorpsiyonun türüne ba lı olarak de i mektedir. Fiziksel adsorpsiyonda, dü ük sıcaklıklarda yüksek giderimler sa lanmasına kar ın kimyasal adsorpsiyonda sıcaklık arttıkça adsorpsiyonun sürdü ü belirtilmi tir. Adsorpsiyon islemi genelde ekzotermiktir ve azalan sıcaklık ile adsorpsiyon kapasitesi artar. Genellikle açı a çıkan ısı miktarları fiziksel adsorpsiyonda yo unla ma veya kristalle me enerjisi düzeyinde, kimyasal adsorpsiyonda ise kimyasal reaksiyon enerjisi düzeyinde oldugu bilinmektedir. Bu çalı mada da sıcaklı ın Adsorpsiyon üzerine etkisi irdelenmi tir[Erkurt, 2006].

Adsorpsiyonda, adsorbentin özellikleri, yüzey etkile imleri, adsorbat ve çözücünün özellikleri ve sistemin özellikleri önemli etkenlerdir. Adsorbantın yüzey özellikleri arasında adsorpsiyon i lemini etkileyen en önemli parametre yüzey alan de eridir ve artan yüzey alan de eri ile adsorpsiyon miktarı artı gösterir. Dolayısıyla gözenekli malzemeler veya çok ufak parçalara bölünmü katılar yüksek adsorpsiyon kapasitesi sa lamaktadırlar[Smith, 1981].

Ortamın pH'ı adsorpsiyon i lemine etki eden önemli bir parametredir. Adsorpsiyon ortamında bulunan $[H_3O^+]$ ve $[OH^-]$ iyonları adsorbent yüzeyine kuvvetle adsorplanabilirler ve çözeltideki adsorplanacak madde ile bu iyonlar arasında bir yarı ma meydana gelmesine neden olurlar. Bu durum adsorbentin adsorplama kapasitesini önemli oranda etkileyece inden, çözeltinin pH'ı oldukça önemlidir. Ayrıca adsorbentin izoelektik noktası da adsorpsiyonu en az pH kadar etkileyen önemli bir faktördür. Çözeltinin ba langıç pH'ı adsorbentin izoelektrik noktasının altına dü tü ü zaman adsorbentin yüzeyi pozitif yüklenmekte izoelektrik noktanın üzerine çıktı ında ise adsorbent yüzeyi negatif yüklenmektedir. Bu durum adsorbentin adsorplama kapasitesini oldukça önemli oranda etkilemektedir[Erkurt, 2006].

2.7. ADSORPS YONUN KULLANIM ALANLARI

Katı -sıvı adsorpsiyonu içme suyu ve arıtım proseslerinde önemli bir rol oynamakta ve yüksek oranda safla tırma sa ladı 1 için prosesin son basama ında kullanılmaktadır. Adsorpsiyonun kullanım alanları a a ıda verilmi tir[ahan, 2007].

- Kötü tat ve kokuların uzakla tırılmasında
- nsektisit ve pestisit arıtma sistemlerinde
- Az miktardaki fenol gibi toksik bile iklerin uzakla tırılasında
- Deterjan kalıntılarının uzakla tırılmasında
- Endüstriyel atıklarda bulunan organik maddelerin renginin gideriminde
- Özel organik bile iklerin (nitro ve kloro) uzakla tırılmasında
- Klor ihtiyacının azaltılmasında
- Klorsuzla tırma i lemlerinde

Bu alanlara benzer daha bir çok alanda kullanılan adsorpsiyon yönteminin son yıllarda artan çevre kirlili i ve atık suların uzakla tırma yöntemlerinin yetersiz kalmasıyla birlikte atıksulardaki organik boyar madde giderim i lemlerinde oldukça etkin bir yöntem olarak kullanılmaktadır.

2.8. ADSORBS YON ZOTERMLER

Çözeltide bulunan belirli deri imdeki adsorplanacak çözünen madde belirli miktardaki adsorbent ile temas ettirildi inde, adsorplanan maddenin çözeltideki konsantrasyonu, adsorbent yüzeyindeki çözünen konsantrasyonu ile dengeye gelene kadar azalır. Adsorpsiyon dengesi sa landı ında, adsorplanan maddenin çözelti fazındaki konsantrasyonu artık sabittir[Nas, 2006]. Sabit bir sıcaklıkta bu denge anında, adsorplanan maddenin ara yüzeydeki deri imini sıvı fazdaki denge konsantrasyonuna ba layan matematiksel ifade adsorpsiyon izotermi olarak adlandırılmaktadır. Adsorpsiyon izotermi katı - sıvı ara yüzeyindeki adsorpsiyonu açıklaması bakımından önemli bir yöntemdir[Kayacan,2007]. Adsorpsiyon izotermlerinin hesaplanması için çe itli matematiksel modellemeler mevcuttur. Bunlardan bazıları; Freundlich, Langmuir, Polanyi, Hill, Sipps, Temkin ve BET (Brunauer, Emmmet, Teller) izotermleri olarak bilinir. Bu izotermler arasında en çok kullanılan Freundlich ve Langmuir izotermleridir.

2.8.1. Langmuir zotermi

Langmuir izoterminde yüzeyde adsorplanan moleküllerin tek tabaka halinde adsorplandı 1, adsorpsiyonda yüzeyin her tarafının örtülmedi i yer yer örtülmelerin olu tu u, yüzeyin her tarafında adsorpsiyon enerjisinin aynı oldu u ve yüzeyde tutunan moleküller arasında etkile me olmadı 1 gibi varsayımlar içermektedir.

Adsorpsiyon tek tabaka halinde olu ur ve maksimum adsorpsiyon, adsorplayıcı yüzeyine ba lanan moleküllerin doygun bir tabaka olu turdu uandaki adsorpsiyondur[Savcı, 2010]. Langmuir izotermi 2.8.1. de belirtilen e itlikle ifade edilir.

$$q_{d} = \frac{Q^{0}.b.C_{d}}{1+b.C_{d}}$$
 (2.8.1)

2.8.1 e itli inde;

 q_d : Dengede adsorbentin birim kütlesinde adsorblanan boyar madde miktarı (mg/g),

- C_d : Dengede çözeltide adsorblanmadan kalan boyar madde konsantrasyonu (mg/L)
- b : Langmuir adsorpsiyon sabiti (L/mg)
- Q⁰: Adsorbentin maksimum adsorblama kapasitesi (mg/g)

2.8.1 e itli i düzeltmeler yapılıp do rusalla tırıldı ında 2.8.2 e itli i kullanılır.

$$\frac{1}{q_{d}} = \frac{1}{Q^{0}.b.C_{d}} + \frac{1}{Q^{0}}$$
(2.8.2)
2.8.2. Freundlich zotermi

Freundlich izotermi, tek tabaka olu umuyla sınırlı olmayan adsorpsiyon için tanımlanan izoterm modelidir. Freundlich izoterm modeline göre bir adsorbentin yüzeyi üzerinde farklı türde adsorplama alanları olmasından dolayı adsorplama alanlarının da homojen de il heterojen oldu udur. Freundlich izoterm ba ıntısı heterojen yüzey üzerinde adsorpsiyon ısısının e it da ılmadı ı çok tabakalı adsorpsiyonlarda kullanılmaktadır. Bu e itlik Langmuir e itli inden farklı olarak dü ük konsantrasyonlarda Henry kanununu uygulamaz ve dengeden sonra tam sabit bir adsorbat de eri elde edilemez[ahan, 2007]. Freundlich, çözeltilerin adsorpsiyonunu 2.8.4'te verilen e itlik ile ifade edilmektedir.

$$q_{d} = K_{f} C_{d}^{(1/n)}$$
 (2.8.4)

2.8.4 e itli inde;

- K_{f} : Adsorbentin adsorblama kapasitesi ((mg/g)(L/mg)^{1/n})
- n : Adsorpsiyon yo unlu u
- 1/n: Adsorpsiyon heterojenlik faktörü

Freundlich modellemesinde izoterm sabitlerini bulabilmek için 2.8.5 e itli inde do rusalla tırılmı formu verilmi tir.

$$\ln(q_d) = \ln(K_f) + \left(\frac{1}{n}\right) \ln(C_d)$$
(2.8.5)

2.8.5 e itli inde 1/n heterojenlik faktörüdür ve n>1 oldu unda Adsorpsiyon i leminin elveri li oldu unu göstermektedir. Bununla birlikte yüzey heterojense 1/n de eri sıfıra yakla ır.

2.9. ADSORPS YON K NET

Adsorpsiyon i leminin gerçekle tirilece i sistemlerin tasarımının yapılabilmesi için adsorpsiyon mekanizmasının ve kineti inin bilinmesi gerekmektedir.

Kinetik modeller adsorpsiyon mekanizmasının ve adsorpsiyon hızının belirlenmesinde kullanılan e itliklerdir. Adsorpsiyon mekanizması ve süresi adsorbanın fiziksel ve kimyasal özellikleri ile sıcaklık, pH ve karı tırma hızı gibi parametrelere de ba lıdır[Kayserili, 2011].

Adsorpsiyon prosesini karakterize eden yani, boyar maddenin adsorbent yüzeyine adsorpsiyonu esnasında ne tür bir mekanizmanın rol oynadı ını belirlemek için ileri sürülen çe itli kinetik modeller vardır. En çok kullanılan kinetik modeller; yalancı birinci derece kinetik model(pseudo-first order kinetik model), yalancı ikinci derece kinetik model (pseudo second order kinetik model)'dir[Baran,2012].

2.10. K NET K MODELLER

2.10.1. Yalancı Birinci Derece Tepkime Kinetik Modeli

Adsorpsiyon sistemlerinin tepkime derecelerini belirlemede birçok kinetik model kullanılmaktadır. Genel olarak kullanılan kinetik model Lagergren tarafından geli tirilen yalancı-birinci derece tepkime hız denklemidir[Aksoy,2012].

Lagergren denklemi olarak da bilinen bu model 2.10 e itli inde verilmi tir $\log(q_{d} - q_{t}) = \log(q_{d}) - \frac{k_{1} \cdot t}{2.303}$ (2.10)

2.10 e itli inde;

 q_d : Denge anında birim adsorbent kütlesinde adsorplanan madde miktarı (mg/g)

 q_t : Birim adsorbent kütlesinde adsorplanan madde miktarı (mg/g)

k₁: Kinetik model hız sabiti (1/dk)

t : Süre (dk)

2.10 e itli inde elde edilen do runun e im ve kayma de erlerinden teorik olarak q_d ve k_1 kinetik model hız sabiti bulunmaktadır.

2.10.2. Yalancı kinci Derece Tepkime Kinetik Modeli

Yalancı ikinci dereceden tepkime kinetik modeli Ho tarafından geli tirilmi tir[Ho ve McKay, 1999]. Lagergreen modelinden farkı denge temas süresinin tümü için uygulanabilir olmasıdır. 2.10.2 e itli inde yalancı ikinci derece kinetik modeli verilmi tir.

$$\frac{t}{q_t} = \frac{1}{q_d^2 k_2} + \frac{t}{q_d}$$
(2.10.2)

Burada;

k₂ : Kinetik model hız sabiti(g/mg.dk)

t : Süre (dk)

2.10.2 e itli inden elde edilen do runun e im ve kaymasından teorik q_d de eri ve k_2 kinetik model hız sabiti de eri bulunur.

2.11. ADSORPS YON TERMOD NAM

Adsorpsiyon termodinami ini açıklarken termodinamik parametreler adsorpsiyon enerji dengesini olu turması bakımından önemlidir. De i meyen bir basınç altında gerçekle tirilen bir proseste, prosesin adsorplamı oldu u ısıya entalpi de i imi (Δ H) denir. Entalpi de i imleri adsorpsiyon prosesinin endotermik veya ekzotermik bir proses oldu unu belirlemektedir. E er entalpi de i imi pozitif yönde ise proses endotermik yani ısı alan bir proses, entalpi de i imi negatif yönde ise proses ekzotermik yani ısı veren bir prosestir.

Serbest enerji de i imi (ΔG), adsorpsiyonun molar Gibbs serbest enerji de i imidir ve herhani bir prosesin dı arıdan enerjiye ihtiyaç duymadan gerçekle me ihtimalini vermektedir. ΔG de eri negatif olarak ne kadar fazla ise prosesin enerji gerçekle me ihtimali o kadar fazladır. Buna ba lı olarak da prosesin uygulanabilirli i artmaktadır[Kafas, 2012].

Entropi de i imi (ΔS) adsorplanacak maddenin adsorbente olan e ilimi hakkında bilgi verir. Pozitif (ΔS) de eri katı-sıvı ara yüzeyindeki artan düzensizli i gösterir. Negatif (ΔS) de eri adsorpsiyon prosesinin katı/sıvı ara yüzeyinde yapısal de i iklik olmadan kararlı oldu unu gösterir[Uzuno lu,2014].

Ko ullar sabit tutuldu unda adsorpsiyon prosesinin Gibbs enerji de i imi ve ilgili ba ıntılar 2.11, 2.11.1 ve 2.11.2 e itli inde, ve bu e itliklerden yola çıkılarak bulunan Van't Hoff e itli i de 2.11.3 e itli inde verilmi tir.

$$\Delta G = -RT.In(K_c)$$
(2.11)

$$K_c = C_{ads}/C_d$$
(2.11.1)

$$\Delta G = \Delta H - T.\Delta S$$
(2.11.2)

$$ln(K_c) = \frac{\Delta S}{R} - \frac{\Delta H}{RT}$$
(2.11.3)

Bu e itliklerde,

- R : deal gaz sabiti (J/mol.K)
- T : Sicaklik(K)

K_c : Adsorpsiyon prosesinin denge sabiti

- C_{ads} : Dengede birim adsorbentin adsorpladı 1 boya konsantrasyonu (mg/L)
- C_d : Dengede adsorplanmadan kalan boyar madde konsantrasyonu (mg/L)

2.11.3 e itli inde 1/T de erlerine kar 1 $\ln(K_c)$ de erleri grafi e geçirildi inde bulunan do runun e im ve kayma de erlerinden önce ΔH ve daha sonra ΔS de eri belirlenir.

2.12. SIFIR DE ERL KL DEM R NANOPART KÜL KARAKTER ZASYONU Ç N KULLANILAN METOTLAR VE C HAZLAR

2.12.1. Dinamik I 1k Spektroskopisi (Zeta Sizer)

Dinamik 1 ik spektrofotometresi (DLS) veya di er ismiyle foton kolerasyon spektoroskopisi, parçacık boyut da ılımının ve parçacık boyut karakterizasyonunu belirlemede 1960 yılından beri kullanılan oldukça güvenilir ve popüler bir yöntemdir[Anderson vd., 2013].

DLS, bir çözgen içinde bulunan nano boyuttaki malzemenin boyutunu belirlerken Brownian hareketine dayalı olarak hesaplar. Homojen bir solisyonun yo unluk konsantrasyonu olan $G_2(\tau)$ 2.12.1 e itli inde gösterilmi tir[Mitra ve Bhattacharya, 2013].

$$\mathbf{G}_{2}(\tau) = \mathbf{A} \left[1 + \mathbf{B} \cdot \mathbf{e}^{\left(-2\mathbf{D}\mathbf{q}^{2}\tau\right)} \right]$$

(2.12.1)

Bu e itlikte;

- τ : Ölçümler arasında geçen zaman gecikmesini (dk)
- A: Korelasyon fonksiyonu
- B : Korelasyon fonsiyonu
- D : Difüzyon etkisi (cm^2/dk)
- q : $(4\pi . n / \lambda) \sin(\theta / 2)$ olarak açıklanmaktadır.
- 2.12.1 e itli inde geçen q formülünde geçen terimler,
- n : Çözücünün refraktif indeksi
- λ : Lazerin dalga boyu (nm)
- θ : Saçılım açısı

Burada; τ zamanında kısa zamanlı gecikmelerde solüsyon yo unlu u ile mutlak ili kilidir buna kar ın uzun zamanlı gecikmelerde sürekli hareket halinde olan

parçacıklar çökme e ilimi göstererek malzemenin boyutunu de i tirmektedir. Bu tanım aynı zamanda Brownian hareketi ile ili kilidir[Anderson vd., 2013].

Homojen bir solisyonda difüzyon faktörünün hidrodinamik çapı Stokes Einstein e itli i ile belirlenir. Stokes Einstein e itli i 2.12.2 de gösterilmi tir.

$$d_{\rm H} = \frac{kT}{3D\pi\eta} \tag{2.12.2}$$

Bu e itlikte;

 $d_{\rm H}$: Hidrodinamik çap (cm²/dk)

k : Boltzman sabiti (J/K)

T : Sıcaklık (K)

η : Viskozite ortalaması (poise/g/cm/saniye)

Heterojen bir solisyonda korelasyon faktörünün toplamı farklı boyutlardaki numunelerin toplamının difüze olmu solisyondaki da ılımı ile açıklanır. Laplace denklemi referans alınarak kümülantın polidispers sistemlerde parçacık boyutu belirlenir[Anderson vd., 2013].

DLS ölçümü monodispers ve polidispers malzemeler için uygundur bununla birlikte yüksek boyutlu numuneler için DLS ölçümü uygun de ildir. Buna ek olarak büyük boyutlu numuneler için bir çözgen içinde disperse edilerek ölçüm yapılmaktadır. DLS'in sahip oldu u geni ölçüm aralı 1 sayesinde en yaygın ve oldukça basit bir ölçüm tekni ine sahiptir[Kuan vd., 2005].

2.12.2. X I ini Kirinimi (XRD)

X-1 Ini difraksiyon (XRD) tekni i ile maddenin kristal yapısı, kristal bölgelerinin ekli ve boyutu, atomlar ya da düzlemler arası mesafeler, tek kristal veya tane yönelimi belirlenebilmektedir. Birçok maddenin periyodik yapıda olması, kristaldeki atomlar arası uzaklı in X-1 ini dalga boyu mertebesinde olması gibi sebepler kristal yapıyı aydınlatmada bu tekni in kullanılmasını sa lamı tır[Demirezen, 2014].

XRD tekni i, bir kristal düzleminin birim hücre boyutlarını ve kristalin atom düzlemleri arasındaki uzaklı ı da belirleyebilen bir tekniktir. X ı ının numuneden geçmesi ile numunedeki elektronlar ile etkile ime girer ve numuneye çarpan X ı ınları saçılım yapar. Saçılım esanasında bazı ı ınlar birbirini yok ederken bazı ı ınlarda birbirini kuvvetlendiren bir giri im olu tururlar. Bu kuvvetlendiren giri im Bragg e itli i ile sa lanır. Bragg e itli i 2.12.3 denkleminde verilmi tir.

 $n.\lambda = 2d.\sin\theta$

(2.12.3)

Bu e itlikte;

n : Yansıma mertebesi

 λ : X 1 ininin dalga boyu (nm)

d: Düzlemler arası mesafe (θ)

 θ : Düzleme gelen ve düzlemden yansıyan ı ınlarla düzlem arasındaki açı

XRD tekni i ala ımların yapısını ve faz diyagramlarını incelemek için de kullanılır. Birbirini tamamen eritebilen, kristal yapıları aynı olan sistemlerde ala ımdaki bile enlerin her oranında ala ımın kristal yapısı aynı kaldı ından difraksiyon desenlerinin iddetleri de de i mez. Yalnızca örgü sabitindeki farklılık nedeniyle pik konumları kayabilir. Birbirlerini sınırlı oranda eriten, kristal yapıları farklı olan sistemlerde ise ala ımı olu turan metallerin belli bile im de erlerinde toz desenlerine bakılarak yapının hangi bile imde nasıl bir kristal yapıya ve örgü parametresine sahip oldu u tayin edilebilir[Aras, 2011].

2.12.3. Taramalı Elektron Mikroskobu(SEM)

Taramalı elektron mikroskobu, çok küçük bir alana odaklanan yüksek enerjili elektronlarla yüzeyin taranması prensibiyle çalı an 1930 yıllarda geli tirilen taramalı elektron mikroskobu özellikle ikincil elektronların numuneden yansıyarak görüntü olu turması prensibine dayanmaktadır.

Taramalı elektron mikroskoplarında genel olarak bu elektronların enerjisi 200-300 eV dan 100 keV a kadar de i ebilmektedir. Taramalı elektron

mikroskobunun çalı ma prensibi atomdan elektron saçılması üzerine kuruludur. Bu yöntem kısaca u ekildedir. Bir elektron tabancası tarafından üretilen elektronlar bir anot ile hızlandırılarak manyetik lensler tarafından birbirlerine paralel hale getirilmektedir. Böylece ölçüm için kullanılacak olan elektron demeti hazırlanmı olmaktadır. Bu amaçla, yo unla tırıcı elektromanyetik mercekle toplanan, objektif mercekle de odaklanan elektron demeti, elektromanyetik saptırıcı bobinlerle örnek yüzeyinde tarama i lemini gerçekle tirmektedir.

Çarpı malar sonucu ortaya çıkan elektronlar iki ekilde toplanmaktadır. Bunlardan ilki, gelen elektron demetindeki elektronların, malzemedeki atomlarla yapmı oldu u esnek olmayan çarpı ma sonucunda (yani, örnek yüzeyinde bulunan atomlardaki elektronlara enerjilerini transfer ederek) çıkan ikincil elektronlardır (secondary electron). Bu elektronlar örnek yüzeyinin yakla ık 10 nm' lik bir derinli inden ortaya çıkarlar ve bunların enerjileri en fazla 50 eV civarındadır. kincil elektronlar foto ço altıcı tüp yardımıyla toplanıp, örne in tarama sinyali konumuyla ili kilendirilerek yüzey görüntüsü elde edilmektedir.

Gelen elektron demetinin incelenen örnek yüzeyi ile yapmı oldu u di er bir etkile me ise karakteristik X-1 ınlarının çıktı 1 durumdur. Bu x-1 ınlarının analizine de enerji da 11mlı X-1 ını (EDX) denilmektedir. Buna göre örne e çarpan elektron, örnekteki atomun iç yörüngesinden bir elektron kopmasına neden olunca, bir üst yörüngedeki elektron bu seviyeye geçer ve geçerken de ortama bir X-1 ını yayar ve buna da karakteristik x-1 ını adı verilir. Bu X 1 ınları 10 mm çapındaki bir Si (Li) sayaçla algılanmaktadır. Ortaya çıkan sinyal yükselticiye, oradan çok kanallı analizöre ve daha sonra da SEM sisteminin bilgisayarına gönderilir. Sonuçta ortaya çıkan karakteristik X-1 ını incelenen malzemenin element bakımından içeri inin nitel ve nicel olarak tespit edilmesine yardımcı olmaktadır[Durak, 2010].

SEM analizlerinde, numunenin kuru olması istenmektedir. Bununla birlikte numuneden daha iyi görüntü elde edebilmek amacıyla numuneler Au ve Pt elementleri ile kaplanmaktadır. Sem analizleri sadece yüzey morfolojisini de il aynı zamanda numunenin standartsız kantitatif elementsel analizini (EDX) de yapabilmektedir.

2.12.4. BET Yüzey Alanı Ölçümü

Yüzey alanı ölçüm cihazları, katı (toz) maddelerin çok hızlı, do ru ve hassas olarak yüzey alanı ve gözenek (por) boyut da ılımı bilgilerini elde etmeyi sa lar. Numune yüzeyini tek bir moleküler tabakayla kaplamak için gerekli gaz miktarını tayin ederek yüzey alanını m²/g veya cm²/g cinsinden hesaplarlar. Ölçüm, katı maddelerin yüzey enerjileri nedeni ile atmosferdeki gaz moleküllerini adsorplama prensibi üzerine kuruludur. Cihaz numune yüzeyini tek bir moleküler tabaka kaplamak için gerekli gaz miktarını tayin etmekte ve Brunauer, Emmett ve Teller (BET) teorisini kullanarak yüzey alanını hesaplamaktadır[ener, 2012].

Yüzey alanını ölçmek için genellikle adsorpsiyon yöntemi kullanılmaktadır. Katı yüzeyinde adsorbe olan moleküller ile atomların yüzey temasına ba lı olarak, fiziksel adsorpsiyon ve kimyasal adsorpsiyon arasındaki fark ortaya çıkmaktadır. Katının yüzey alanını ölçmede fiziksel adsorpsiyon yöntemi kullanılmaktadır. Fakat, katının belli bile enlerle kaplanma oranı, sadece kimyasal adsorpsiyon yöntemi ile ölçülmektedir.

Fiziksel adsorpsiyonla bir katının yüzey alanının ölçülmesi, tek katman halinde yüzeyin kaplanması için gerekli olan gaz moleküllerinin sayısının belirlenmesine dayanır. E er bir tek molekülün kapladı 1 alan biliniyorsa, katının yüzey alanı volümetrik(hacimsel) veya gravimetrik(kütlesel) olarak ölçülen adsorplanan gaz moleküllerinin sayısından hesaplanmaktadır. Gazın katı yüzeyinde adsorpsiyonu, bir izoterm ile karakterize edilmektedir. zoterm, katı yüzeyinde adsorplanan gaz moleküllerini sıcaklı a veya basınca ba lı olarak göstermektedir[Öztürk, 2012].

2.12.5. X I ini Floresans Spektrometresi (XRF)

X-1 111 tüpünden bir numune üzerine gönderilen x-1 111arı ya da fotonlar numuneyi olu turan atomlar tarafından absorblanır. Fakat gönderilen 1 111arın enerjisi absorblama e i ini a 1yorsa atomun iç orbitallerinden bir elektron kopartarak atomu iyonla tırır. yonla an atom kararsız hale gelir. Atomun yeniden kararlı hale dönebilmesi için koparılan elektronun meydana getirdi i bo lu u üst orbitallerden bir elektron doldurur. Bu geçi esnasında karakteristik bir x-1 ını yayılır.

Her element için spesifik olan bu 1 ımaya floresans denir. Bu prensibe ba lı olarak çalı an XRF spektrometreleri günümüzde kolay ve hızlı bir ekilde sonuç vermesi sebebiyle elementel analiz için pek çok analizci tarafından yaygın olarak kullanılır. XRF spektrometreleriyle çok geni aralıklarda analizler yapılır. Bir malzemenin a ırlıkça ppm mertebesinden % 100'üne kadar analizi mümkündür. Numuneye hiçbir ekilde zarar vermez ve analiz için küçük bir miktar yeterli olabilir. Di er analiz yöntemleri ile kıyaslandı ında numune hazırlama ve analiz maliyeti çok dü üktür[Asil, 2007].

Cihaz X 1 111 temel prensiplerine göre çalı maktadır Öncelikle numune X 1 111arı yardımıyla uyarılır ve uyarılan numunede meydana gelen 1 11malar dedektörler tarafından kaydedilir. Kaydedilen de erler cihaza ait bir program vasıtasıyla bilgisayar ortamında de erlendirilir[Sitko ve Zawisza, 2004].

XRF analizinde numune hazırlarken pres yöntemi ve ergiti yöntemi en çok tercih edilen yöntemlerdendir. Pres yönteminde 10-20 ton basınç uygulayarak ö ütülmü numune ile pelletler olu turulmaktadır. Pelletler olu turulurken daha az numune kullanmak için selüloz gibi ba layıcı malzemeler kullanılmaktadır. Ergiti yöntemi pres yöntemine göre daha me akatli bir yöntemdir. Ergiti yönteminde platin bir kroze ve erlenler kullanılmaktadır. Yüksek sıcaklı a çıkartılan krozedeki numune daha sonra platin bir diske dökülerek so utulur. Bu so utma esnasında camsı bir disk elde edilir. Bu diskler aracılı ıyla numuneler okunarak elementsel analiz yapılmaktadır[Davits, 1998].

2.12.6. Fourier Transform Infrared Spektrofotometresi (FT-IR)

FT-IR matematiksel Fourier dönü ümü yöntemi ile 1 1 1n infrared yo unlu una kar 1 dalga sayısını ölçen kimyasal bir analitik yöntemdir. Elektromanyetik 1 1k dizisinin kızıl ötesi bölgesi 14000 cm⁻¹ ile 10 cm⁻¹ arasındadır ve yakın dalga boylu kızıl ötesi (NIR; 4000~14000 cm⁻¹), orta dalga boylu kızıl ötesi (MIR; 400~4000 cm⁻¹) ve uzak dalga boylu kızıl ötesi (FIR; 4~400 cm⁻¹) olmak üzere üç ana bölgeden olu maktadır[Kılıç ve Karahan, 2010].

I ık kayna ından gelen tüm frekansların örnek ile aynı anda etkile mesi sa lanır ve tüm frekansları içeren bilgilerin zamanla de i imi incelenir. Bu tür uygulamalarda, spektrum, frekans ölçe i yerine zaman ölçe inde elde edilir. Bu spektrometre, Michelson interferometre esasına dayanır. ekil 3' de FT-IR çalı ma prensibi verilmi tir.



ekil 3. FT-IR çalı ma prensibi

ekil 3'te görüldü ü gibi kaynak tarafından yayınlanan monokromatik 1 1n, B' nin M1 ve M2 aynalarına olan uzaklıklara ba lı olarak ya yapıcı ya da yıkıcı giri im olu turur. Yol farkı dalga boyunun tam katları ise B' de yapıcı, yani parlak saçak; yol farkı dalga boyunun katları de ilse yıkıcı yani yok edici giri im olu ur. Hareketli olan M2 aynası B' den uzakla tıkça veya B' ye yakla tıkça 1 ınımın iddetindeki de i im dedektör tarafından algılanır. E er kaynak v1 ve v2 frekanslı olan iki farklı monokromatik 1 ın yayarsa, M1 ve M2 aynaları tarafından gerçekle tirilen giri im olayı v1 ve v2 nin farklı olması ile gözlenen dalgalanmalardan ve v1 ve v2 nin 1 ın iddetlerinden yola çıkarak orijinal frekansları hesaplamak mümkündür.

Burada aynanın zamana kar 1 hareketi çok-kanallı bilgisayar ile dedektörden gelen sinyalleri toplar. Zaman ölçe inde elde edilen bilgiler interferogram adını alır. nterferogram so urma spektrumunun Fourier dönü ümüdür. Alette bulunan bilgisayar ters Fourier dönü ümü yaparak zaman ölçe inde alınan bilgileri frekans ölçe indeki bilgilere dönü türür. Bilgisayarın di er bir rolü de zaman ölçe indeki spektrumu birçok kez elde edip hafızasında toplar.

Böylece topladı ı sinyalleri gürültü sinyallerinden ba ımsız olarak elde eder. Fourier Transform spektrofotometrelerin en önemli avantajlarından birisi hızlı olmasıdır. Dolayısıyla bu tip spektrofotometrelerde hızlı sinyal üreten piezo elektrik dedektörler kullanılır[Akar,2011].

2.12.7. Görünür Bölge (UV-VIS) Spektoroskopisi

Ultraviyole ve görünür bölge spektroskopisi kantitatif analizde en çok kullanılan tekniklerden biridir. Birçok inorganik, organik ve biyokimyasal madde UV-Görünür Bölge 1 ınlarını absorpladı ından yaygın ve kolay uygulanabilirli e sahiptir. Tayin sınırı 10^{-4} - 10^{-5} mol/dm⁻³ arasındadır ancak i lemlerin iyile tirilmesiyle 10^{-7} mol/dm³ de dahi ölçümler hızlı olarak %1-%5 ba 11 hata ile alınabilmektedir.

Spektrofotometreler tek-1 ınlı, çift 1 ınlı ve çok kanallı olarak tasarlanmı lardır.

Tek 1 ınlı cihazlar, dalga boyu alt sınırı 190-210 nm, üst sınırı 800-1000 nm arasıdadır. Bütün cihazlarda tungsten, döteryum veya hidrojen lambalar bulunur. Dedektör olarak fotoço altıcı tüpler, monokromatör olarak da gratingler kullanılır. Bazı cihazlarda dijital göstergeler kullanılırken bazılarında büyük boyutlu skalaları olan göstergeler kullanılmaktadır[Skoog ve Holler, 1996].

Çift 1 ınlı cihazlar, dalga boyu sınırı 190-750 nm'ler arasıdır. Cihazda tungsten ve döteryum lambaları kullanılmaktadır. Ayrıca cihazda bir yansıtmalı monokromatör ve bir foto ço altıcı dedektör bulunur. I ın bölücü motorla dönen üç bölmeli disktir (chopper). Bir bölmesi saydam ikincisi yansıtıcı, üçüncüsü ise opaktır. Diskin her dönmesiyle dedektör üç farklı sinyal alır ve elektronik olarak i lenip numunenin geçirgenli i veya absorbansı gösterge vasıtası ile okunur.

Çok kanallı cihazlar, bir döteryum lambası, yansıtmalı grating ve dedektör olarakda 316 ö eden olu mu bir diod serisi kullanılır(her bir diyotun geni li i 0.015-0.050 mm'dir). Numune kaynakla monokromatör arasındadır ancak 1 ına maruz kalma süresi çok kısadır. Bu nedenle 1 ınla bozunması en az olur. Ayrıca kaynak ve elektronik sistemin kararlı olmasından dolayı da %100 geçirgenlik ayarının her 5-10 dakikada bir yapılarak hafızaya almak yeterlidir[Altınok, 2006].

2.13. L TERATÜRDE SDDNP ÜRET M VE BOYAR MADDE G DER M LE LG L YAPILAN ÇALI MALAR

Lina ve ark. (2008), bir asit boyası olan AB24'ün nano/mikro boyutlu SDDNP ile giderimini ara tırmı lar ve adsorpsiyon etkinli inin SDDNP konsantrasyonu ve sıcaklık ile arttı 1 ancak tanecik boyutunun artması ile azaldı 111, reaksiyon kineti ini yalancı-birinci mertebe kineti e uydu unu saptamı lardır. Ayrıca reaksiyon hızının pH'ya ba lı oldu unu saptamı lardır.

Prema ve ark. (2013), SDDNP taneciklerinin etkin bir ekilde fenol kırmızısı, akridin turuncusu, metil violesi, azokarmin ve hafif ye il boya giderimi sa ladı ını ve SDDNP nanopartiküllerinin çevre dostu boya giderim materyali oldu unu ve tekstil endüstrisi ve atıksu arıtımında etkin bir ekilde kullanılabilece i belirtilmi tir.

Zhang (2006), kendi yöntemleriyle ürettikleri nano taneciklerin ortalama boyutunun 60,2 nm oldu unu bildirmi tir. Pek çok taneci in (>%80) çapı 100 nm'den daha küçük oldu unu ve taneciklerin %30'unun ise çapı 50 nm'den de küçük oldu unu bulmu lardır. Tanecikler için özgül yüzey alanı 35 m²/g olarak saptamı tır.

Singh ve ark. (2011), kimyasal indirgeme metodunu kullanarak SDDNP sentezlemi lerdir. Sentezde taneciklerin agregasyonunu önlemek üzere selüloz bazlı CMC (karboksi metil selüloz) kullanmı lardır. Ürettikleri SDDNP taneciklerinin karakterizasyonunu belirlemek için XRD, DLS, FT-IR ve UV analizleri yapmı lardır. XRD analizi için 20–100° arasını 2,5°/dk hız ile taramı lar ve 20 44,751° SDDNP piklerini bulmu lardır. DLS analizinden önce tüm örnekleri 30 dakika ultrasonik banyoda bekletmi ler. Demirin refraktif indeksini 2,87 alarak yaptıkları ölçümde 28,4 nm çapında SDDNP tanecikleri ölçmü lerdir. UV analizinde SDDNP' nin 235 nm'de maksimum adsorpsiyon gösterdi ini bildirmi lerdir.

Rasheed ve ark. (2011) petrol rafineri atık suyunu gidermek için adsorbent olarak SDDNP üretmi ve kullanmı lardır. Ürettikleri SDDNP için demir kayna 1 olarak Fe₂SO₄ çözeltisi kullanmı lardır. Kimyasal indirgeme metoduna dayalı yaptıkları sentezde ürettikleri SDDNP için XRD ve SEM analizi yapmı lardır. Petrol rafineri atık suyunu gidermek için ise parametre olarak SDDNP miktarını seçmi lerdir. Yaptıkları SEM analizinde SDDNP tanecik çapını 50,0 nm olarak bulmu lardır. XRD analizinde ise SDDNP'nin karakteristik açısı olarak 20 açıda 36,08° ve 41,01° de 20 açıda iki ana pik vermi tir. Petrol rafineri atık suyunun SDDNP kullanılarak giderimini belirlemek için (0,01-0,15g/L) aralı ında SDDNP numuneleri hazırlamı lar ve en yüksek giderimin 0,15g/L SDDNP miktarında oldu unu bildirmi lerdir.

Feng ve Dongye (2007), yaptıkları çalı mada kimyasal indirgeme metodu ile SDDNP üretmi ler ve parçacıklar arası agregasyonu önlemek için CMC(karboksi metil selüloz) kullanmı lardır. Sıcaklık, pH ve karı tırma ve CMC 'nin SDDNP üretimine etkisini incelemi lerdir. SDDNP tane boyutunu belirlemek için DLS yapmı lardır. DLS analizinde CMC miktarı arttıkça parçacık boyutunun azaldı ını ve CMC'nin iyi bir stabilizer oldu unu belirtmi lerdir. Farklı sıcaklık denemelerinde ise deneyin kendi sıcaklı 1 (8,0°C) oldu unda tanecik boyutunun 13,2 nm oldu u sıcaklık 25–30°C aralı ına alındı ında parçacık boyutunun 83,6 nm ve 45°C de parçacıkların 200 nm' den yüksek oldu unu belirtmi lerdir. Karı ımın orjinal pH nın 6,2 oldu unu ve UV analizinde 508 nm dalga boyunda maksimum adsorpsiyon gösterdi ini saptamı lardır.

Sun ve ark. (2006), 1:1 hacimde 0,2 M $NaBH_4$ ve 0,05 M $FeCl_3.6H_2O$ çözeltileriyle azot ortamında sentezledikleri SDDNP için senteze etki edece ini dü ündükleri pH, stabilizer konsantrasyonu, karı tırma hızı, titrasyon oranı,

reaksiyon süresi sıcaklık parametrelerini incelemi lerdir. ve Malzeme karakterizasyonunu belirlemek için XRD, TEM, DLS ve izoelektrik nokta tayini yapmı lardır. Yaptıkları analizlerde izoelektrik noktayı yakla ık pH 8,3' de bulmu lardır. TEM analizinde parçacıkların 100 nm altında ve polidispers bir yapıda oldu unu bildirmi lerdir. XRD ölçümünde ise numunelerinin bir kısmının oksitlendi i ve 3 ana pik verdi ini, bu piklerden SDDNP'a ait tek ana pik'in 44,9° de yayvan bir pik verdi ini bildirmi lerdir. Bunun yanında XRD analizinde hematit ve magnetit bile iklerinede rastlanmı tır. Parçacık boyut da ılımında tanelerin polidispers oldu u ve yakla ik 60 nm civarinda oldu unu bildirmi lerdir. Ayrıca inceledikleri sentez parametrelerinde sıcaklı ın artı ının tanecik boyutunu olumsuz etkiledi i, stabilizer konsantrasyonunun 2mg/L çıkması durumunda taneciklerin en yüksek anti agregasyon hareketi gösterdi i belirtilmi tir.

Efecan ve ark. (2009), kimyasal indirgeme ve vakum filtrasyon yöntemi ile SDDNP üreterek karakterizasyounu yapmı lardır. XRD analizinde SDDNP 44,9° derece açıda yayvan bir pik verdi i, ve ölçümde hematit ve magnetit bile iklerininde bulundu unu bildirmi lerdir. SDDNP'nin izoelektrik noktası da yakla ık pH 8,2'de bulmu lardır. Ayrıca üretmi oldukları SDDNP parçacık boyut analizinde polidispers bir yapıda 10-60 nm aralı ında oldu u ve yapılan BET yüzey analizinde SDDNP yüzeyinin 12- 16 m²/g oldu unu bildirmi lerdir. Ayrıca pH 4,0- 10,0 aralı ında en dü ük tane boyutunu pH 6,8'de elde etmi lerdir.

Üzüm ve ark. (2008), demir nanopartikülün Co^{2+} iyonuna kar 1 göstermi oldu u giderim performansını incelemei lerdir. Kimyasal indirgeme metoduna dayalı olarak ürettikleri SDDNP için ayrıca karakterizasyon analizleri de yapmı lardır. Yapmı oldukları karakterizasyon analizlerinde, XRD analizinde 20 44,7° olarak 20 açısında SDDNP pikinin yanında hematit ve magnetit yapılarına da rastlamı lardır. SDDNP'nin izoelektrik noktasını yakla ık pH 8,2' de ve SEM analizinde tanecik boyutunu 20-80 nm arasında oldu unu bildirmi lerdir. BET yüzey analizinde ise SDDNP yüzey alanını 14,2 m²/g olarak bulmu lardır. Co²⁺ iyonunun adsorpsiyon deneylerinde Langmuir izotermiyle uyumlu oldu unu ve SDDNP miktarı arttıkça giderimin arttı ını belirlemi lerdir.

Goldstein ve Greenlee (2012), yapmı oldukları çalı mada SDDNP üretiminde üç farklı organofosfat bazlı yüzey aktif maddenin etkisini incelemi ler. Elde ettikleri optimum boyutu 15-60 nm arasındadır. Bununla birlikte yüzey aktif maddenin molar oranının artırılması tanecik boyutunu artırdı 1 ve fazla yüzey aktif madde kullanmanın malzemenin boyutuna olumsuz etkiledi ini bildirmi lerdir. Farklı pH'larda üretilen en küçük tane boyutuna sahip SDDNP'nin pH 7,0 da elde edilmi tir. Sodyum bor hidrür miktarı ve yüzey aktif madde miktarının sentez için kritik oldu unu bildirmi lerdir.

Rahman ve ark. (2014), yaptıkları çalı mada SDDNP' in Asit Blue A ve Metilen Orange boyalarına adsorpsiyonunu incelemi lerdir. SEM analizinde tane boyutunun 20-110 nm ve XRD analizinde 20 44,59° ' da SDDNP pikleri bulmu lardır. Adsorpsiyon çalı malarında SDDNP miktarı artırıldıkça q_d miktarının arttı ini, SDDNP Asit Blue A ve Metilen Orange boyası için efektif bir giderici oldu unu, pH arttıkça adsorplama kapasitesininde arttı ini belirtmi lerdir.

Poursaberi ve ark. (2012), yapmı oldukları çalı mada SDDNP'ın DDT atık suyunu giderim performansını çalı mı lardır. SDDNP üretimini bor hidrür indirgeme metoduna dayalı olarak yapmı lardır. XRD analizinde 20 'da 45,23° de SDDNP pik'i bulmu lar ve TEM analizinde numunenin boyutu yakla ık 80 nm oldu unu belirtmi lerdir. Adsorpsiyon çalı malarında SDDNP miktarı artırıldı ında DDT gideriminin arttı 1 bunun yanında asidik ko ullardaki pH'ın adsorpsiyon için çok önemli oldu u ve SDDNP'ın DDT gideriminde önemli bir renk giderici oldu unu belirtmi lerdir.

Arabi ve ark. (2013) yaptıkları çalı mada SDDNP'nin RSM ile optimize edilerek Vat boyasının giderim etkinli ini incelemi lerdir. Kimyasal indirgeme metodu baz alınarak sentezledikleri SDDNP' yı optimum ko ullarda tekrardan sentezleyebilmek için RSM paket programından yararlanmı lardır. Kuadratik modele göre SDDNP miktarı (X₁), boyanın pH'sı (X₂), zaman (X₃) ve boyanın konsantrasyonu (X₄) olarak düzenlemi lerdir. Düzenledikleri modelde zaman 15-120 dk, SDDNP miktarı 0,1-0,9 g/L, pH 1,5-9 ve boya konsantrasyonu 20-60 ppm olarak belirlemi lerdir. SDDNP miktarı arttıkça giderimin arttı ını, dü ük pH'da yüksek giderim elde edildi ini, ve SDDNP iyi bir renk giderici oldu unu bildirmi lerdir. Bunun yanında RSM ile adsorpsiyon deneylerinin planlanmasında çok büyük bir öneme sahip oldu unu ve oldukça ba arılı bir modelleme yaptı ını bildirmi lerdir.

Khani ve ark. (2013), yaptıkları çalı mada SDDNP' yi nano boyutta üretilen ZnO ile destekleyerek fotokatalitik bir sistem üzerinde Asit Orange 7 (AO7) azo boyasının adsorpsiyonunu ve giderim etkinli ini çalı mı lardır. SDDNP üretiminde bor hidrür indirgeme metodunu kullanmı lar XRD analizinde 20 45,5°' de pik vermi tir. Adsorpsiyon çalı maları için SDDNP miktarını ve buna ba lı giderim etkinli ini ara tırımı lardır. SDDNP ın ZnO katkılı veya katkısız sentezinde AO7 azo boyası için yüksek giderim etkinli i gösterdi ini, yapılan kinetik çalı malarda ise yalancı birinci mertebe kinetik modeline uygun oldu unu belirtmi lerdir.

Bokare ve ark.(2008), Nikel destekli demirin Orange G azo boyasına kar ı adsorpsiyonu ve giderim etkinli ini incelemi lerdir. Ara tırma sonucunda orange g azo boyasının hızlı bir biçimde nikel destekli demir ile giderildi ini ayrıca nikel destekli demirin, nikel deste i olmayan demire göre daha üstün bir giderim performansı gösterdi ini belirtmi lerdir. Ayrıca yapmı oldukları kinetik çalı manın yalancı birinci mertebe kinetik modele uygun oldu unu, pH arttıkça adsorplama kapasitesinin dü tü ünü ve buna ba lı olarak da renk giderim performansının da azaldı ını belirtmi lerdir.

He ve ark. (2012), Reaktive Brillant Red (RBR), Reaktive Brillant Blue (RBB) ve Malachite Green (MG) boyalarının gideriminde SDDNP'ı adsorbent olarak kullanmı lardır. SEM analizinde ortalama parçacık çapını 150 nm civarında bulmu lardır. XRF analizinde ise %65 Fe atomu %35 O atomu, BET analizinde ise 1.5m²/g yüzeye sahip oldu unu bulmu lardır. Adsorpsiyon çalı malarında ise optimum pH sırasıyla RBR için 2,0 RBB için 4,23 ve MG için 7,0 olarak

bulunmu tur. Ayrıca SDDNP miktarı artırıldı ında hızlı bir ekilde gideriminde arttı ını tüm boyalar için optimum giderimin 2g/L de gerçekle ti ini saptamı lardır. Her üç boyanın giderimi birbiri ile kıyaslandı ında çok küçük bir fark oldu unu belirtmi lerdir. Bu giderim prosesini en iyi açıklayan kinetik modelin yalancı birinci mertebe kinetik model oldu unu belirtmi lerdir.

Bigg ve Judd (2001), SDDNP' nin azo boyaların giderimine etkisini ve bu prosesin kineti ini incelemi lerdir. Ara tırmalarında, Asit Orange II ve Asit Blue 113 azo boyalarını kullanmı lar ve SDDNP'ın bu boyaların 5 dakikadan kısa bir süre içinde %90 renk giderimini sa ladı ını, çalı tıkları prosesin en iyi ekilde yalancı birinci mertebe kinetik modelle açıklandı ını ve k sabitinin yakla ık 0,7 dakika⁻¹ oldu unu bildirmi lerdir. Bununla birlikte SDDNP konsantrasyonun yanında pH miktarınında proses için oldukça önemli oldu u ve giderimin dü ük pH' larda daha yüksek oldu unu bildirmi lerdir.

Fan ve ark. (2009), SDDNP' nin metilen orange (MO) azo boyasına kar ı göstermi oldu u renk giderim performansını incelemi ler, kimyasal indirgeme metodu ile ürettikleri malzemenin TEM analizinde 20-80 nm arasında çapa sahip oldu unu bulmu lar ayrıca XRD analizinde 20 44,86°'de SDDNP pikleri verdi ini saptamı lardır. Di er taraftan adsorpsiyon çalı malarında ise MO boyasının ilk 10 dakika içinde neredeyse tamamında giderim oldu unu, yapılan kinetik çalı malar sonucunda prosesin yalancı birinci derece kinetik model ile açıklandı ını ve prosesin aktivasyon enerjisini Ea=35.9 kJ/mol olarak hesaplamı lardır.

Shu ve ark. (2007), SDDNP' nin Asit Black 24 (AB24) boyasının renk giderimindeki performansını ara tırmı lar adsorpsiyon çalı malarında ba langıç boya konsantrasyonu, SDDNP miktarı ve pH'ı incelemi ler ve 100 mg/L boya çözeltisine 0.3348g/L SDDNP eklendi inde %97'lik bir renk giderimi oldu unu bildirmi lerdir. Ayrıca SDDNP miktarı arttıkça aynı oranda renk gideriminin de arttı ını, prosesin yalancı birinci mertebe kinetik model ile açıklamı lardır.

Nam ve Tratnyek (2000), SDDNP' nin Orange I, Orange II, Acid Blue 113, Allura Red, Ammaranth, Crocein Orange G, Napthol Blue Black, Sunset Yellow FCF ve Tartrazine azo boyalarına kar ı göstermi oldu u giderim performansını belirlemi lerdir. SDDNP' nin bu 9 boyayı hızlı bir ekilde giderdi ini, azo boyaların renk gideriminin SDDNP tarafından azo gruplarının(N=N) indirgenmesinden dolayı oldu unu, azo gruplarının oldukça reaktif oldu unu prosesin yalancı birinci mertebe kinetik model ile açıklanabilece ini bildirmi lerdir.

Hou ve ark., (2007), SDDNP' nin Metilen Orange, Orange I ve Orange II azo boylarına kar ı göstermi oldu u renk giderim performansını ara tırmı lardır. Elde ettikleri bulgularda, SDDNP 'nin üç boya için oldukça etkili bir renk giderici oldu unu, Orange I ve Orange II için proses yalancı birinci derece kinetik model, Metilen Orange boyası için ise sıfırıncı derece kinetik model ile açıklanabildi ini göstermi lerdir. Renk giderim verimlili inin sırasıyla Orange I > Orange II > Metilen Orange oldu unu, SDDNP miktarı arttıkça gideriminde aynı oranda arttı ını, dü ük pH'larda yüksek giderim etkinli i gösterdi ini ve azo boyalar için SDDNP'nin giderimde oldukça ba arılı oldu unu bildirmi lerdir.

3. MATERYAL - METOD

3.1. SDDNP ÜRET M NDE KULLANILAN MATERYALLER

3.1.1. Kimyasal Materyaller

Sıfır de erlikli demir nanopartikü sentezi sıvı fazda indirgeme metotlarından biri olan bor hidrür indirgeme metoduna göre sentezlenmi tir. Demir kayna ı olarak demir (III) klorür (Merck FeCl₃.6H₂O %99 saflıkta), indirgeyici olarak güçlü bir indirgen olan sodyum bor hidrür (Merck NaBH₄ %98 saflıkta) ve olu an nanotanecikler arasındaki kümelenmeyi önlemek amacıyla katyonik bir yüzey aktif madde olan 1-hegzadesilsetiltrimetilamonyumbromid (Sigma HTAB %99 saflıkta) kullanılmı tır.

Sentez esnasında nanopartiküllerin oksijenle temasını minumuma indirmek için yüksek saflıkta azot gazı kullanılmı tır. Deney sonunda fazla sodyum bor hidrürün uzakla tırılması için %100 saflıkta etanol kullanılmı tır(ekil 4).

ekil 4. HTAB'ın molekül yapısı

Çözeltileri hazırlanmasında 18.2 M Ω iletkenlikte (Millipore ultra saf su; USA) kullanılmı tır. Sentez sonunda elde edilen SDDNP taneciklerinin yıkanması i lemi için etanol (Merck C₂H₅OH, %100 saflıkta) kullanılmı tır. Deneyler yüksek saflıkta azot gazı ortamında gerçekle tirilmi tir.

3.2. Boyar Maddeler

3.2.1. Asit Red 42

Asit Red 42 boyar maddesi veya ticari adıyla Telon Red 02, Dystar firmasından temin edilmi tir. Asit Red 42 azo boyalar sınıfına giren bir tekstil boyar

maddesidir. Asit Red 42 nin etiket bilgileri Çizelge 2' de molekül ekli ekli 5'te verilmi tir.

Cizelge 2. Asit Red 42 etiket b	bilgileri
---------------------------------	-----------

Molekül Formülü	$C_{22}H_{16}N_3NaO_6S_2$
Molekül A ırlı 1	505,5 g/mol
Cas Numarası	6245-60-9



ekil 5. Asit Red 42 molekül formu

3.2.2. Bazik Red 18

Bazik Red 18 ticari adıyla Astrazon Red GTLN 200 azo boyalar sınıfına giren tekstil boyar maddelerinden biridir. Bazik Red 18'in ticari etiketi Çizelge 3'de molekül formu ekil 6'da verilmi tir.

Çizelge 3. Bazik Red 18 etiket bilgileri

Molekül Formülü	$C_{19}H_{25}Cl_2N_5O$
Molekül Aırlı 1	426,34 g/mol
Cas Numarası	14097-03-1



ekil 6. Bazik Red 18 molekül formu

3.3. METOT

3.3.1. Sıfır De erlikli Demir Nanopartikül (SDDNP) Sentezi

Sıfır de erlikli demir nanopartikül sentezi sıvı fazda indirgeme metoduna dayalı bor hidrür indirgeme metodu ile sentezlenmi tir. çözelti hazırlamada kullanılan ultrasafsu ve yıkama amacıyla kullanılan etanol içerisindeki oksijenin uzakla tırması için 10 dakika azot atmosferinde ultrasonik etkiye tabi tutulmu tur. Hazırlanan FeCl₃.6H₂O, NaBH₄ ve HTAB ayrı ayrı 5 dakika tekrar azot atmosferine tabi tutulduktan sonra üç boyunlu bir balon içerisinde sentez i lemi gerçekle tirilmi tir. Öncelikle reaksiyon ortamına FeCl₃.6H₂O ve HTAB çözeltileri alınarak 15 dakika azot atmosferinde karı tırılıp birbiriyle kompleks yapması sa lanmı tır. Peristaltik pompa yardımıyla NaBH₄ çözeltisi sisteme damla damla eklenmi tir. Tüm deneylerde hacimsel olarak kullanılan demir çözeltisi/sodyum bor hidrür çözeltisi oranı 1,0'dır (V/V=1). NaBH4 her damladı ında siyah SDDNP taneciklerinin olu umu gözlenmi tir. NaBH₄ eklemesini bittikten sonra 15 dakika daha azot atmosferi altında karı tırma i lemi sürdürülmü tür. Sentez i lemi bittikten sonra olu an çözelti santrifüj tüpüne aktarılmı tır. Karı ım 13,500 rpm hız ve 25°C sıcaklıkta 15 dakika santrifüjlenerek SDDNP tanecikleri süzüntüden ayrılmı tır. Ardından yıkama i lemi için, SDNNP tanecikleri etanol ile ultrasonik ortamda da ıtılıp tekrar santrifüj gerçekle tirilmi tir. Bu yıkama i lemi üç kez tekrarlanmı tır. En son santrifüjde ayrılan tanecikler vakumlu etüvde 70°C sıcaklık ve 10 bar basınç altında 3 saat kurutulmu tur.

Kurutma sonrasında oksitlenmeyi engellemek için numuneler içerisinde azot atmosferi barındıran cam numune tüplerinde saklanmı tır. ekil 7'de SDNNP sentez a amaları verilmi tir.



ekil 7. SDDNP sentez a amaları

3.3.2. SDDNP'nin zoelektrik Noktasının Belirlenmesi

Çalı mada adsorbent olarak kullanılan SDDNP'ın izoelektrik noktasını belirlemek için pH 2,0-12,0 arasında 5 ml'lik çözeltiler hazırlanmı tır. Çözeltilerin pH ayarları için 0,1 M HCL ve 0,1 M NaOH çözeltileri kullanılmı tır. Süspansiyon halinde hazırlanan SDDNP örneklerinin pH'ları ayarlandıktan sonra taneciklerin daha iyi da ılması için ultrasonik etkiye tabi tutulmu tur. Ardından pH 2,0-12,0 arasında hazırlanan çözeltilerin zeta potansiyel ölçümleri Malvern Zeta Sizer Nano ZS cihazında gerçekle tirilmi tir. Ölçülen zeta potansiyel de erlerine kar ı ba langıç pH de erleri grafi e geçirilmi ; x eksenini kesen nokta adsorbentin izoelektrik noktası olarak belirlenmi tir.

3.3.3. SDDNP'nin Karakterizasyonu

Asit Red 42 ve Bazik Red 18'in adsorpsiyonunda adsorbent olarak kullanılan SDDNP'nin karakterizasyonu Mersin leri Teknoloji E itim Ara tırma ve Uygulama Merkezinde yapılmı tır.

SDDNP'nin içermi oldu u fazlar ve bile ikleri belirlemek için Rigaku marka X-Ray Diffraction (XRD) kullanılarak 1,54 kV 'da $10^\circ - 100^\circ$ 20 aralı ında analiz gerçekle tirilmi tir.

SDDNP'nin tane yapısını belirlemek için Zeis Supra Marka Taramalı Elektron Mikroskobundan (SEM) yararlanılmı tır. SEM ölçümleri 150,000 büyütmede gerçekle tirilmi ayrıca EDX analizi de yapılmı tır.

SDDNP'nin içerdi i element ve bile ikleri belirlemek için Rigaku marka X-Ray Flouracance (XRF) cihazından yararlanılmı tır.

SDDNP'nin parçacık boyutu, boyut da ılımını ve izoelektrik nokta analizini belirlemek için Malvern Marka Zeta Sizer Nano ZS cihazından yararlanılmı tır. Ölçümde SDDNP'ın refraktif indeksi 2,87, absorbsiyon de eri SDDNP süzüntüsü renksiz oldu u için 0,01 alınmı tır.

SDDNP'da bulunan fonksiyonel grupların belirlenmesi için Perkin Elmer marka Fourier Transformed Infrared Spectrometer (FT-IR) cihazı kullanılmı tır.

SDDNP'nin yüzey alanı ve porozitesini (gözeneklilik) belirlemek için Micromeritics ASAP 2020 marka BET yüzey analizi cihazından yararlanılmı tır.

3.3.4. Boyar Maddelerin Karakterizasyonu

Asit Red 42 ve Bazik Red 18 azo boyar maddelerinin için FT-IR analizi ve dalga boylarını belirlemek için ise Analitik Jena marka Görünür Bölge Spektrofotometrisi (UV-VIS) cihazından yararlanılmı tır.

3.4. Boyar Madde Çözeltilerinin Hazırlanması

Asit Red 42 (AR42) ve Bazik Red18 (BR18) boyarmaddeleri ticari saflıkta olup herhangi bir safla tırma i lemine tabi tutulmadan direk adsorpsiyon deneylerinde kullanılmı tır. Spektrofotometrik olarak yapılan analizlerde Acid Red 42 için λ_{max} : 514 nm ve Bazik Red 18 için λ_{max} : 488 nm olarak belirlenmi tir.

stenilen boyar madde çözeltisi, her iki boyar madde için hazırlanan 1000 mg/L stok boyar madde çözeltisi seyreltilerek hazırlanmı tır.

Her iki boyar madde için ba langıç pH de erleri ve pH parametreleri için deri ik veya seyreltik HCl ve NaOH çözeltileri ile Thermo Scientific dijital pH metre kullanılarak ayarlanmı tır.

3.5. Kesikli Sistem Adsorpsiyon Deneyleri

Kesikli sistem adsorpsiyon deneyleri sabit sıcaklık ve karı tırma hızında çalı an Memmert marka termostatlı çalkalayıcı kullanılarak gerçekle tirilmi tir. Denge çalı maları için, her bir boyarmadde 10 mL çalı ma hacmi kullanılarak, adsorpsiyon öncesi ba langıç pH de erleri istenilen de ere ayarlanmı tır. Belirlenen miktardaki SDDNP hassas terazide tartılarak boyarmadde çözeltisi ile sabit sıcaklık ve çalkalama hızında termostatlı çalkalayıcıda AR42 için 150 dakika BR18 için 180 dakika dengeye ula ma süresi boyunca karı tırma i lemi sa lanmı tır. Kinetik çalı malarda ise 100 mL boyarmadde çalı ma hacmi hazırlanarak belirlenen miktardaki SDNNP ile karı tırılıp belirlenen zaman aralıklarında (0, 0,5, 2, 4, 8, 10 ,15, 20, 30, 45, 60, 120, 150, 180 dakika) örnekler alınıp 13,500 rpm'de 15 dakika 2 defa santrifüjlenmi tir. Santrifüjden sonra sıvı kısım katı kısımdan ayrılmı ve adsorplanmadan kalan boyar madde miktarlarını belirlemek UV visible spektrofotometrede her iki boya için maksimum dalga boylarında absorbans de erleri okunarak bulunmu tur. Deneyler her iki boya için; farklı çalkalama hızı, farklı adsorbent miktarı, farklı sıcaklık, farklı ba langıç boyar madde konsantrasyonu, farklı ba langıç pH de erleri için uygulanmı tır.

Cevap yüzey yöntemi (RSM) kullanarak her iki boyarmaddenin SDNNP üzerine adsorpsiyonunu incelemek amacı ile çalkalama hızı, adsorbent miktarı, sıcaklık, ba langıç boyar madde konsantrasyonu, ba langıç pH konsantrasyonu ko ulları için alt ve üst sınır deney ko ulları paket pro rama girdi olarak verildi ve pro ramın belirledi i di er çalı ma ko ulları ile bir seri deney yapıldı. Elde edilen veriler RSM paket pro ramı ile de erlendirilerek adsorpsiyon ko ulları optimize edilmi tir.

Adsorpsiyon sonucunda elde edilen veriler kullanılarak birim adsorbent kütlesi ba ına adsorplanan boyar madde miktarları (q_d) ve adsorpsiyon yüzdesi hesaplanmı tır.

% Adsorpsiyon verimi =
$$\left[\left(C_0 - C_d \right) / C_0 \right] * 100$$
 (3.5)

$$q_{d} = (C_{0} - C_{d}) / X_{0}$$
(3.5.1)

(3.5) ve (3.5.1) e itli inde;

 C_0 : Ba langıç boyar madde konsantrasyonu (mg/L)

C_d: Dengede çözeltide adsorplanmadan kalan boyar madde konsantrasyonu (mg/L)

 X_0 : SDDNP (Adsorbent) konsantrasyonu (g/L)

 q_d : Dengede birim adsorbent kütlesinde adsorplanan boyar madde miktarı (mg/g)

4. BULGULAR VE TARTI MA

Bu bölümde SDDNP üretimine etki eden deney parametrelerinin incelenmesi, karakterizasyonu, Asit Red 42 ve Basic Red 18 boyarmaddelerinin SDDNP üzerine adsorpsiyonu ve elde edilen verilerin de erlendirilmesine yer verilmi tir.

4.1. Sıfır De erlikli Demir Nano Partikül Üretimine Etki Eden Parametrelerin ncelenmesi ve Karekterizasyonu

4.1.1. Yüzey Aktif Madde(HTAB) Konsantrasyonunun Etkisi ve RSM Analizi

Farklı yüzey aktif madde konsantrasyonlarında sentezlenerek tane boyutu de i imi incelenmi tir. Bu amaçla 0,0 - 0,01 M konsantrasyon aralı ında HTAB kullanılarak sentez i lemleri gerçekle tirilmi tir. Sentez i lemlerinde kullanılan demir konsantrasyonu 0,05 M ve bor hidrür konsantrasyonu 0,2 M' dır. Deney sonunda farklı HTAB konsantrasyonunda sentezlenen SDDNP'nin partikül boyut ölçümleri Çizelge 4'te partikül boyut da ılımı ekil 8'de ve SEM sonuçları ekil 9'da gösterilmi tir.

Konsantrasyon	Tane çapı (d.nm)		
(M)			
0,0	84,46		
0,00001	66,62		
0,0001	32,98		
0,01	62,75		

Çizelge 4. Farklı HTAB konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları.



ekil 8. Farklı HTAB konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılım grafi i.



ekil 9. Farklı HTAB konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri.

Farklı HTAB konsantrasyonun tanecik boyutuna do rudan etki etti i belirlenmi tir. HTAB kullanılmadan yapılan deneylerde tanecik boyutu 86 nm civarında iken HTAB'ın konsantrasyonu artırıldıkça tanecik boyutunun azaldı 1 fakat belli bir deri imden sonra HTAB artı 1 taneciklerde agregasyona ve bu sebeple tanecik boyutunun artmasına yol açtı 1 belirlenmi tir. Bunun nedeni HTAB'ın içermi oldu u radikal gruplardan dolayı yüksek konsantrasyonlarda yüzeyin ba lanma geriliminin dü mesi ve buna ba lı olarak SDDNP parçacıkları arasındaki elektrostatik itme kuvvetinin azalmasına ba lı olarak taneciklerin birbirine yapı arak agregasyon meydana gelmesidir.

Feng ve ark. (2007) çalı masında HTAB gibi SDDNP üretiminde yüzey aktif madde olarak kullanılan CMC(karboksimetil selüloz)' nin miktarı arttıkça SDDNP'ın tanecik çapının dü tü ünü yüzey aktif maddenin belirlenen deri imden fazlasının tepkimeye girmesi durumunda tanecik çapını artırdı ını belirlemi lerdir.

Pan ve ark., (2012) SDDNP üretiminde yüzey aktif madde olarak HTAB kullanmı lar ve HTAB'ın SDDNP taneciklerinin boyutunu küçültü ünü bununla birlikte fazla HTAB'ın tanecik boyutuna olumsuz yönde etki etti ini ve bunun tanecikler arası agregasyonun artmasına ve SDDNP'ın yüzey kimyasının bozulmasına ba lamı lardır.

Allabaksh ve ark., (2010) SDDNP üretiminde HTAB'ın yüksek konsantrasyonlarda SDDNP'nin yüzey potansiyelini artırdı 1 buna ba lı olarak da elektrostatik itme kuvvetinin azalarak parçacıkların agregasyona u radı ını ve +30 Mv zeta potansiyel altında ve nötr pH derecelerine yakın pH derecelerinde yüzeyin pozitif yüklenerek parçacıklar arasındaki çekimi artırdı 1 bununda agregasyona neden olarak parçacık boyutunu artırdı ını belirlemi lerdir.

Farklı HTAB konsantrasyonunun tanecik boyutu üzerine etkisinin ANOVA istatistiksel modellemesi Çizelge 5' de gösterilmi tir. Tahmini ve deneysel boyut analizi ile HTAB miktarı ve boyut analizi ekil 10'da gösterilmi tir

Kaynak	Kareler toplamı	df	Kareler Ortalaması	F de eri	p de eri
Model	2884,38	2	1442,19	188,23	<0,001 Uygun
A-HTAB Miktarı	2884,38	2	1442,19	188,23	<0,001
Kuramsal Hata	38,31	5	7,66		
Toplam	2922,69	7			

Çizelge 5. Farklı HTAB konsantrasyonunun Anova istatiksel modellemesi.

Farklı HTAB konsantrasyonunun Anova istatiksel modellemesine göre; modelin faktörüyel modele uygun oldu u belirlenmi tir. Modelin sinyal de eri 28,915 olarak bulunmu tur. Sinyal de eri 10' dan büyük oldu u için model uygundur.



ekil 10. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve HTAB miktarı analizi.

ekil 10' dan elde edilen bulgularda; tahmini ve deneysel boyut analiz verilerinin uyumlu oldu u ve da 1lmadı 1 görülmü tür. HTAB miktarı 0,0 M -0,0001 M aralı ında tanecik boyutunun azaldı 1 0,0001 M üzerindeki konsantrasyonlarda ise tanecik boyutunun arttı 1 görülmü tür

4.1.2. Demir Konsantrasyonunun Etkisi ve RSM Analizi

Demir konsantrasyonunun SDDNP üretimine etkisini ara tırmak amacıyla di er parametreler sabit tutulup (0,2 M NaBH₄, 0,0001 M HTAB), farklı konsantrasyon aralıklarında (0,01 M - 0,20 M) demir(III) klorür çözeltisi kullanılarak sentez gerçekle tirilmi ve tane boyut de i imi ara tırılmı tır. Farklı demir konsantrasyonlarında sentezlenmi SDDNP'nin tane boyut analizi sonucunda belirlenen partikül boyutları Çizelge 6'da partikül boyut da ılımı grafi i ekil 11' de ve SEM analizleri ekil 12'de gösterilmi tir.

Çizelge 6. Farklı demir konsantrasyonunda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları.

Konsantrasyon (M)	Tane çapı (d.nm)
0,01	88,11
0,05	18,17
0,10	72,5
0,20	84,96



ekil 11. Farklı demir deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılımları



ekil 12. Farklı demir deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri

SDDNP sentezinin farklı demir deri imleri kullanılarak sentezlenmesi sonucu elde edilen veriler, partikül boyutunun önemli oranda de i tirdi ini göstermektedir. Demir konsantrasyonun belirli oranda artması tanecik boyutunda dü ü e neden olurken yüksek deri imlerde tane boyutunun arttı 1 ve çok daha fazla arttırılması durumunda tanecik olu umunun azaldı 1 görülmektedir. NaBH₄ ve demir deri imlerinin e it olması durumunda tanecik olu umunun oldukça azaldı 1 ve yapıda bozulmalar oldu u saptanmı tır.

Sun ve ark., (2007), yaptı ı çalı mada PV3A(Polivinilasetat) yüzey aktif maddesi ile sentezledikleri SDDNP'ın demir konsantrasyonun sodyum bor hidrür konsantrasyonuna oranının (1:2) olması gerekti ini belirtmi ler. Ayrıca bu oranın e it olması durumunda taneciklerin agregasyona daha yatkın hale geldi ini belirtmi ler.

Ghafari ve ark., (2010) Arseni i gidermek için SDDNP sentezlemi ler ve demir miktarının sentezde borhidrür miktarından daha az olacak ekilde belirlemi lerdir. Demir konsantrasyonunun farklıla tırılmasının tanecik boyutu üzerinde oldukça önemli bir etkisinin oldu unu belirtmi lerdir.

Farklı demir konsantrasyonunun tanecik boyutu üzerine etkisinin ANOVA istatistiksel modellemesi Çizelge 7' de gösterilmi tir. Tahmini ve deneysel boyut analizi ile demir miktarı ve boyut analiz ekil 13' de gösterilmi tir.

Kaynak	Kareler toplamı	df	Kareler Ortalaması	F de eri	p de eri
Model	5955,56	2	2977,78	1758,60	<0,001 Uygun
A-Fe mik.	329,75	1	329,75	194,74	<0,001
Kuramsal Hata	8,47	5	1,69		
Toplam	5964,02	7			

Çizelge 7. Farklı demir konsantrasyonunun Anova istatiksel modellemesi

Farklı demir konsantrasyonun Anova istatistiksel modellemesine göre modelin Kuadratik modele uygun oldu u bulunmu tur. Ayrıca modelin sinyal de eri 86,158 bulunmu tur. Sinyal de eri 10'dan büyük oldu u için model uygundur.



ekil 13. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve demir miktarı analizi

ekil 13' den elde edilen bulgularda; deneysel veri ve tahmini verilerin uyum içinde oldu u görülmü tür. Her iki veri de birbirine yakın ve da ılım yapmamı tır. Demir miktarı'nın 0,01-0,06 M arasında tutulması SDDNP' nin boyutunu dü ürdü ü 0,06 M üzerine çıkıldı ında SDDNP boyutunda artı görülmü tür.

4.1.3. Sodyum Bor Hidrür Konsantrasyonunun Etkisi ve RSM Analizi

Farklı NaBH₄ konsantrasyonunun etkisini belirlemek amacıyla demir ve HTAB konsantrasyonları sırasıyla 0,01 M ve 0,0001 M' da sabit tutulup bor hidrür konsantrasyonu(0,01 M- 0,50 M) aralı ında de i tirilerek SDDNP üretimi gerçekle tirilmi tir. Farklı sodyum bor hidrür deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin tane boyut analizi sonucunda belirlenen partikül boyutları Çizelge 8'de, partikül boyut da ılımı ekil 14'de ve SEM görüntüleri ekil 15'de verilmi tir.

Çizelge 8. Farklı sodyum bor hidrür deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları da ılımı

Konsantrasyon (M)	Tane çapı (d.nm)
0,01	62,79
0,05	44,90
0,20	10,10
0,50	55,5



ekil 14. Farklı sodyum bor hidrür konsantrasyonunun partikül boyut da ılımları



ekil 15. Farklı sodyum bor hidrür deri iminde sentezlenmi SDDNP'nin SEM görütüleri

SEM görüntüleri ve tane boyutu ve boyut da 11m sonuçları incelendi inde sodyum bor hidrür konsantrasyonun SDDNP sentezinde önemli bir parametre oldu unu göstermektedir. NaBH₄ 'ün konsantrasyonun FeCl₃ deri iminden(0,05M) daha dü ük veya e it olması, SDDNP tanecik çapının büyümesine ve taneciklerin birbirine yapı masını artırdı 1 belirlenmi tir. Di er taraftan NaBH₄ 'ün konsantrasyonun FeCl₃' e göre az olmasından dolayı tanecik olu umu da azalmı tır. Bor hidrür konsantrasyonun artmasının tanecik boyutuna olumlu etkilese de belirli bir oranında üstüne çıkması tanecik olu umunu azaltmaktadır.

Jamei ve ark., (2014), NaBH₄ 'ün SDDNP sentezindeki etkisini incelemi ler ve 1:2, 1:4, 1:8 oranlarında (NaBH₄: FeCl₃) kullanarak ürettikleri SDDNP'lar için yaptıkları karakterizasyon çalı maları sonucunda NaBH₄ konsantrasyonun FeCl₃ deri iminden az olması durumunda tanecik olu umunun az oldu u ve taneciklerin birbirine daha kolay yapı tı ını bunu önlemek için ise ek olarak 500 W-1000 W ultrasonik banyonun gücünden yararlandıklarını ve $NaBH_4$ 'ün az oldu u deri imde ultrasonik ile taneyi kırmanın bile oldukça zor oldu unu bildirmi lerdir.

Efecan ve ark., (2009) SDDNP üretiminde NaBH₄ 'ün sisteme girdi i andaki ortamda bulunan dü ük miktardaki oksijenle tepkimeye girerek demir oksit bile enleri olu turdu u ve bu demir oksit bile enlerinin sıfır de erlikli demir' e göre daha amorf yapıda olmasının tanecik boyutuna olumsuz etkiledi ini bildirmi lerdir.

Farklı NaBH4 konsantrasyonun tanecik boyutu üzerine etkisinin ANOVA istatistiksel modellemesi Çizelge 9'da gösterilmi tir. Tahmini ve deneysel boyut analizi ile NaBH4 miktarı ve boyut analizi ekil 16' da gösterilmi tir.

Kaynak	Kareler toplamı	df	Kareler Ortalaması	F de eri	p de eri
Model	7649,48	2	608,24	3608,24	<0,001 Uygun
A-NaBH ₄	4150,14	1	4150,14	3915,23	<0,001
Kuramsal Hata	5,30	5	1,06		
Toplam	7654,78	7			

Çizelge 9. Farklı NaBH4 konsantrasyonunun Anova istatiksel modellemesi

Farklı NaBH₄ deri iminin Anova istatiksel modellemesine göre; modelin Kuadratik modele uydu u belirlenmi tir. Modelin sinyalinin 118,323 olarak bulunmu tur. Sinyal de eri 10' dan büyük oldu u için model uygundur.



ekil 16. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve NaBH4 miktarı analizi
ekil 16' dan elde edilen bulgularda; tahmini ve deneysel boyut analiz verilerinin uyumlu oldu u ve da 1lmadı 1 görülmü tür. 0,01 M - 0,11 M NaBH₄ deri iminde tanecik boyutunun arttı 1 ve 0,15 M - 0,2 M arasında tanecik boyutunun 20 nm altına indi i belirlenmi tir.

4.1.4. NaBH₄ Ekleme Hızının Etkisi ve RSM Analizi

NaBH₄ ekleme hızının etkisini belirlemek için akı hızının dijital olarak kontrol edilebildi i bir peristaltik pompa kullanılmı tır. Di er de i kenler sabit tutularak 0,10-100 rpm ekleme hızı aralı ında sodyum bor hidrür çözeltisi demir stabilizer kompleks çözeltisi üzerine kontrollü olarak eklenerek SDDNP üretimi sa lanmı tır. Farklı sodyum bor hidrür ekleme hızıyla sentezlenerek elde edilen SDDNP örneklerinin partikül boyutları Çizelge 10' da, partikül boyut da ılımları ekil 17' de ve SEM görüntüleri ekil 18' de gösterilmi tir.

Çizelge 10. Farklı sodyum bor hidrür ekleme hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları

Aktarım hızı (rpm)	Tane çapı (d.nm)
0,1	63,45
1,0	20,74
10	83,08
100	95,60



ekil 17. Farklı sodyum bor hidrür ekleme hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları da ılımı



ekil 18. Farklı sodyum bor hidrür ekleme hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri

Farklı NaBH₄ ekleme hızının SDDNP tanecik çapına etki etti i belirlenmi tir. Buna göre çok dü ük devirde peristaltik pompa iletiminin SDDNP'ın boyutunu nano boyutlarda sa lasa da numenin agregasyon e ilimi gösterdi i ve bu nedenle tane çapının büyük oldu u, bunun yanında dü ük devirlerdeki peristaltik pompa iletiminde, yüksek karı tırma hızları uygulanmadıkça numunenin etkili bir biçimde karı madı 1 ve bu durumun da tane olu umunu etkiledi i söylenebilmektedir. Bu nedenle çok yüksek devirlerdeki sodyum bor hidrür ilavesinin tanelerin biraraya gelme e ilimi arttı ından numune boyutunun artmasına neden oldu u belirlenmi tir. Yüksek hızda sodyum bor hidrür aktarımlarında karı tırma hızınında yüksek devirlerde olması reaktanların daha iyi karı ması ve tane olu umunun daha iyi gerçekle mesini sa layacaktır.

Pek çok ara tırmacı SDNNP sentezinde $NaBH_4$ ilavesi için büret kullanmı lardır. Büret ile $NaBH_4$ 'ün ekleme hızıyla ilgili etkili bir yorum

yapılamaması ve özellikle daha yüksek deri imlerdeki çalı malarda büret ucunun tıkanması gibi problemler sistemi olumsuz etkilemektedir. Bu sebeple çalı mada peristaltik pompa kullanılmı ve NaBH₄ akı ı dijital bir gösterge aracılı ıyla kontrol edilmi tir. Literatürde büret kullanılarak yapılan bir çalı mada Rahmani ve ark. (2011), SDDNP üretimi için bor hidrür indirgeme metodundan yararlanmı lar ve büret aracılı ıyla sisteme NaBH₄ akı ı sa lamı lardır. Ürettikleri numunenin oldukça polidispers oldu unu ve tek bir SEM görüntüsünde 10 -100 nm aralı ında birçok SDDNP taneci inin oldu unu belirtmi lerdir.

Farklı NaBH4 ekleme hızının tanecik boyutu üzerine etkisinin ANOVA istatistiksel modellemesi Çizelge 11' de gösterilmi tir. Tahmini ve deneysel boyut analizi ile NaBH4 ekleme hızı ve boyut analizi ekil 19' da gösterilmi tir.

Kaynak	Kareler toplamı	df	Kareler Ortalaması	F de eri	p de eri
Model	4803	2	2401.5	2110.28	<0,001
1110del	1005	-	2101,5	2110,20	Uygun
A-NaBH ₄ Ekleme	561.63	1	561.63	/193 53	<0.001
Hızı	501,05	1	501,05	+75,55	<0,001
Kuramsal Hata	5,69	5			
Toplam		7			

Çizelge 11. Farklı NaBH4 Ekleme Hızının Anova statiksel Modellemesi

Farklı NaBH₄ ekleme hızının Anova istatiksel modellemesine göre modelin Kuadratik modele uydu u belirlenmi tir. Modelin sinyali 96,210 olarak bulunmu tur. Sinyal de eri 10' dan büyük oldu u için model uygundur.



ekil 19. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve NaBH4 ekleme hızı analizi

ekil 19' dan elde edilen bulgularda; 0.10 - 4.5 rpm arasındaki hızlarda tanecik boyutunun azaldı 1, 4.5 rpm ve üzerindeki ekleme hızlarında tanecik boyutunun arttı 1 belirlenmi tir.

4.1.5. Karı tırma Hızının Etkisi ve RSM Analizi

Karı tırma hızının SDDNP tanecik çapına etkisini ara tırmak için di er parametreler sabit tutulup farklı karı tırma hızlarında (100- 800rpm) deneyler gerçekle tirilmi tir. Çizelge 12'de farklı karı tırma hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları, ekil 20'de farklı karı tırma hızları için partikül boyut da ılımı ve ekil 21'de farklı karı tıma hızları için SEM görüntüleri verilmi tir.

Çizelge 12. Farklı karı tırma hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılımları

Karı tırma hızı (rpm)	Tanecik çapı (d.nm)		
100	75,11		
400	13,69		
600	47,24		
800	55,79		



ekil 20. Farklı karı tırma hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılımı



ekil 21. Farklı karı tırma hızıyla sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri

Farklı karı tırma hızlarıyla sentezlenen SDDNP örnekleri tane çapları bakımından kıyaslandı ında çok dü ük ve çok yüksek hızlarda tanecik boyutunun

yüksek oldu u saptanmı tır. Di er hızlarla kar ıla tırıldı ında optimum 400 rpm hızında en küçük tanecik elde edilmi tir. Di er taraftan yüksek karı tırma hızlarına çıkıldı ında bile SDDNP nano boyuttan yukarıya çıkmamaktadır. Fakat hızın optimum ko ul olan 400 rpm'den 600 rpm'e çıkartıldı ında, SDDNP'ın alt kısımlarında taneciklerin agregasyon e ilimi gösterdi i ve taneciklerin daha iri olu maya meyilli oldu u gözlemlenmi tir.

Farklı karı tırma hızının tanecik boyutu üzerine etkisinin ANOVA istatistiksel modellemesi Çizelge 13' de gösterilmi tir. Tahmini ve deneysel boyut analizi ile karı tırma hızı ve boyut analizi ekil 22' de gösterilmi tir.

Kaynak	Kareler toplamı	df	Kareler Ortalaması	F de eri	p de eri
Model	4647,73	2	2323,86	1184,24	<0,001 Uygun
A-Karı tırma Hızı	1258,60	1	1258,60	1258,60	<0,001
Kuramsal Hata	9,81	5	1,96		
Toplam	4657,54	7			

Çizelge 13. Farklı karı tırma hızının Anova istatiksel modellemesi

Farklı karı tırma hızının Anova istatiksel modellemesine göre, modelin Kuadratik modele uydu u belirlenmi tir. Modelin sinyali 72,295 olarak bulunmu tur. Sinyal de eri 10' dan büyük oldu u için model uygundur.



ekil 22. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve karı tırma hızı analizi

4.1.6. Sıcaklı ın Etkisi ve RSM Analizi

Sıcaklı ın SDDNP tane boyutu üzerine etkisini ara tırmak için di er parametreler sabit tutularak farklı sıcaklık aralıklarında (10-45°C) SDDNP örnekleri sentezlenmi tir. Çizelge 14'de farklı sıcaklıklarda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları, ekil 23'de farklı sıcaklık için partikül boyut da ılımı, ekil 24'de farklı sıcaklık için SEM görüntüleri verilmi tir.

Çizelge 14. Farklı sıcaklıklarda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyutları

Sıcaklık (°C)	Tane çapı (d.nm)
10	13,25
25	69,56
35	93,41
45	120,8



ekil 23. Farklı sıcaklıklarda sentezlenmi SDDNP'nin partikül boyut da ılımı



ekil 24. Farklı sıcaklıklarda sentezlenmi SDDNP'nin SEM görüntüleri

Farklı sıcaklık de erlerinin SDDNP tanecik çapına oldukça büyük bir etkisi olmu tur. Sodyum bor hidrür demir-stabilizer kompleksi üzerine kontrollü olarak aktarıldı ında yava yava tane olu umu gözlenir ve bu olu um gözlendi inde sıcaklık yakla ık 10°C'dir ve sentez süresince bu sıcaklık sabit kalır. Bu deney sıcaklı ında(10°C), tanecik çapının daha küçük oldu u ve sıcaklık arttıkça do ru orantılı bir ekilde tane boyutununda arttı 1 bulunmu tur. Bu sonuçlara göre sentezin egzotermik bir süreçte gerçekle ti i ve sıcaklık de erlerinin yükselmesi ile tane çapının arttı 1 ve agregasyon e iliminin yükseldi i söylenebilir. Bu çalı mada en yüksek sıcaklık de eri olarak çalı ılan 45°C için elde edilen SEM görüntülerine baktı ımızda tanecikli yapının yerini tek parça bir görüntüye bıraktı 1 ve agregasyonun çok fazla oldu unu göstermektedir.

Hwang ve ark. (2013), yüksek sıcaklıklarda SDDNP sentezinin tanecik çapının nano aralıktan uzakla tı ını ve 200 nm boyutlara kadar çıktı ını bildirmi lerdir.

Arvaniti ve ark. (2014), Mg destekli SDDNP üretiminde sıcaklı ın önemli bir parametre oldu unu ve sıcaklık artı ının SDDNP yapısında de i melere neden oldu unu ve yüksek sıcaklıkta üretilmi olan SDDNP'ların metal gideriminde dü ük bir giderim performansı verdi ini bildirmi lerdir.

Almeelbi ve Bezbaruah (2012), yüksek sıcaklı ın 60 °C SDDNP üretiminde malzemenin boyutunu artırdı ı bununla birlikte yüksek sıcaklı ın malzeme yüzey alanını daralttı ı ve fosfat gideriminde performansı dü ürdü ünü, oda sıcaklı ında $(22^{\circ}C \pm 2^{\circ}C)$ üretilen SDDNP'nin yüksek sıcaklıktaki SDDNP'ya göre daha geni yüzey alanına ve daha ba arılı fosfat giderim performansına sahip oldu unu bildirmi lerdir.

Fan ve ark. (2009), SDDNP üretiminde en önemli parametre olarak sıcaklı ın önemine dikkat çekmi ler ve yüksek sıcaklıkta üretilen SDDNP'ın renk gideriminin dü tü ünü fakat 20°C 'deki SDDNP numunesinin ise Metilen Orange boyası için 60 dakikalık bir zaman diliminde oldukça ba arılı bir giderim performansı göstermi tir.

Farklı sıcaklı ın tanecik boyutu üzerine etkisinin ANOVA istatistiksel modellemesi Çizelge 15' de gösterilmi tir. Tahmini ve deneysel boyut analizi ile sıcaklık ve boyut analizi ekil 25' de gösterilmi tir.

Kaynak	Kareler toplamı	df	Kareler Ortalaması	F de eri	p de eri
Model	9838,15	2	4919,07	1864,23	<0,001 Uygun
A-Sıcaklık	9424,81	1	9424,81	3571,81	<0,001
Kuramsal Hata	13,19	5	111,72		
Toplam	9851,34	7	2,64		

Çizelge 15. Farklı sıcaklı ın Anova istatiksel modellemesi

Farklı sıcaklı ın Anova istatiksel modellemesine göre, modelin Kuadratik modele uydu u belirlenmi tir. Modelin sinyali 79,686 olarak bulunmu tur. Sinyal de eri 10'dan büyük oldu u için model uygundur.



ekil 25. Tahmini deneysel boyut analizi ile boyut ve karı tırma hızı analizi

ekil 25' den elde edilen bulgularda; tahmini boyut ve deneysel boyutun birbiri içinde uyumlu oldu u ve da ılım göstermedi i görülmü tür. 0-10°C arasında tanecik boyutu 20 nm altında iken 15-25 °C arasında 60 nm üstüne ve 35 °C ve üzerinde 100 nm ye yakla tı 1 görülmü tür.

4.2. Optimum Ko ullarda SDDNP Üretimi ve Karakterizasyonu

SDDNP üretim parametreleri kendi içinde de erlendirilerek en küçük tane boyutunun elde edildi i ko ullar optimum üretim ko ulları olarak belirlenmi tir. Belirlenen bu optimum ko ullar Çizelge 16 'da verilmi tir.

Çizelge 16. SDDNP optimum üretim ko ulları

FeCl ₃	NaBH ₄	HTAB	Ekleme	Karı tırma	Stooklik	
Konsantrasyonu	Konsantrasyonu	Konsantrasyonu	Hızı	Hızı	SICAKIIK	
(M)	(M)	(M)	(rpm)	(rpm)	(°C)	pН
0,05	0,2	0,001	1	400	10	6,85

Belirlenen optimum ko ullar minimum tanecik çapı baz alınarak belirlenmi tir. pH olarak sistemin kendi pH'ı 6,85 alınmı tır. Optimum sıcaklık, olarak minimum tane boyutunun elde edildi i sistemin kendi sıcaklı 1 olan 10°C'dir. Bu ko ullara göre $\text{FeCl}_3 / \text{NaBH}_4$ hacimsel oranı 1:1 (V/V) olarak sentezlenip karekterizasyon yapılıp adsorpsiyon çalı malarında kullanılmı tır. Sentezlenen optimum SDDNP için zoelektrik nokta, SEM-EDX, XRD, XRF, FT-IR ve Tane boyut ölçümü ve boyut da 11mı belirlenmi tir.

4.2.1. SDDNP'ın zoelektrik Noktasının Belirlenmesi

SDDNP'ın izoelektrik noktası Malvern ZetaSizer cihazında Zeta potansiyel ölçülerek belirlenmi tir. Bu amaçla, farklı pH de erlerinde hazırlanan SDDNP süspansiyonlarının zeta potansiyeli de erleri ölçülerek, pH'ya kar 1 zeta potansiyel de erleri grafi e geçirilmi ve elde edilen grafik ekil 26'da verilmi tir. ekil 26'dan görüldü ü gibi, elde edilen e rinin x eksenini kesti i nokta adsorbentin izoelektrik noktasıdır. Buna göre, SDDNP için bu de er 8,5 olarak saptanmı tır



ekil 26. SDDNP izoelektrik noktası

Sun ve ark. (2007), SDDNP izoelektrik noktasını yakla ık pH 8,3'de, Sirk ve ark. (2009) pH 8,3'de, Efecan ve ark. (2009), pH 8,2' de, Üzüm ve ark. (2008), pH 8,2' de, Arabi ve ark. (2013) pH 8,5'de, Chrysochoou ve ark. (2012) ye il çay ekstraktıyla destekleri SDDNP'ın izoelektrik noktasını pH8,0 - pH 8,5 arasında oldu unu bildirmi lerdir. Literatürde rastlanan tek farklı sonuç Chen ve ark. (2011)' nın polivinilpirolidon(PVP) ile modifiye edilmi SDDNP'da izoelektrik noktayı pH 7,2'de bulmu lardır.

4.2.2. SEM Analizi

Optimum artlarda üretilen SDDNP için SEM görüntüsü ekil 27'de, EDX analizi Çizelge 18'de ve EDX spekturumu ekil 28'de gösterilmi tir.



ekil 27. Optimum artlarda üretilen SDDNP

SEM görüntüleri incelendi inde optimum artlarda üretilen SDDNP'nin 10-40 nm arasında bir tanecik çapına sahip oldu u belirlenmi tir. Tanecik yapısının küresel ve tanecikler arası agregasyonun oldukça az oldu u görülmü tür.

Optimum artlarda üretilen SDDNP'ın EDX analizinde a ırlıkça %72,02 demir elementi oldu u görülmü tür. Bunun yanında SDDNP %13,06 oranında oksijen elementi oldu u belirlenmi tir. Oksijen elementinin kütlece bu kadar az olmasının nedeninin SDDNP 'nin nitrojen atmosferindeki saklama ko ullarının oldukça iyi oldu unu göstermi tir. Bunun yanında ölçüm esnasında SEM'e numunenin açık bir ekilde verilmesi ve nitrojen atmosferinin bozulması oksijen elementinin kütlece varlı ını açıklamaktadır. Az oranda görülen bor miktarının da yıkama sonrası kalan bor oldu u dü ünülmektedir. SEM analizinde kullanılan platin ve palladyum kaplamalarından dolayı EDX analizinde platin ve palladyum elementine rastlanmı tır(Çizelge 17, ekil 28).

Element adı	% A ırlık		
Fe	72,02		
0	13,06		
Pt	7,00		
В	5,36		
Pd	2,20		

Çizelge 17. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin EDX analizi



ekil 28. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin EDX spektrumu

Literatürdeki analizlere bakıldı ında, Krajangpan ve ark. (2007), üretmi oldukları SDDNP için yaptıkları SEM analizinde parçacı ın tane çapının 35nm oldu unu ve yaptıkları EDX analizinde a ırlıkça en yüksek elementin %84,16 ile Fe oldu unu %14,21 Oksijen içerdi ini bildirmi ler. Aynı numuneden sıvı bir süspasiyon hazırlayıp ölçtüklerinde ise % 49,71 Fe ve %50,29 O elementi oldu unu bulmu lardır. Ayrıca SDDNP numunesinin çok hassas oldu unu ve oksijenle hızlı bir biçimde reaksiyona girebildi ini belirtmi lerdir.

Pek çok ara tırmacı SDDNP üretimi için borhidrür ile indirgeme yöntemini kullanarak farklı tane boyutları elde etmi lerdir; Singh ve ark.(2011), SEM analizinde tanecik çapını 28,4 nm

Sun ve ark. (2006) tanecik çapını yaptıkları SEM analizinde 60 nm

Efecan ve ark. (2009) tanecik çapını 10-60 nm arasında, Üzüm ve ark. (2008) 20-80 nm arasında,

Goldstein ve Greenlee (2012), ise 15-60 nm arasında tanecik çapı belirlemi lerdir.

4.2.3. XRD Analizi

Optimum ko ullarda üretilen SDDNP için 1,54 kV'de $2\theta \ 10^{\circ} - 100^{\circ}$ arası 2° /dk hızla XRD analizi yapılmı tır. XRD'de manyetik nanopartiküllerin ölçümü için monokramatör yerine XRD'nin programında bulunan XRF reduction modunda tarama gerçekle tirilmi ve olu an gürültüyü azaltabilmek ve numuneyi fazla X-Ray 1 ını dü memesi için metal bir valf kullanılmı tır. SDDNP piklerini belirlemek için 01-071-6941 kodlu SDDNP (Fe⁰) pdf kartı seçilmi tir. XRD analizinin sonucu ekil 29'da gösterilmi tir.



ekil 29. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP'ninXRD analizi

Optimum ko ulllarda üretilen SDDNP için sıfır de erlikli nanopartiküle ait klasik 2-teta de erlerindeki piki olan; 45,233° ve 82,3°' de pikler gözlenmi demir oksite ait pikler gözlenmemi tir.

4.2.4. Zeta Sizer Parçacık Boyut ve Parçacık Boyut Da ılım Analizi

Zeta Sizer parçacık boyut da ılımı ölçümü, optimum ko ullarda üretilen SDDNP için manual mod kullanarak yapılmı tır. Ölçüm de erleri Çizelge 18'de, Zeta Sizer grafi i ekil 30' da gösterilmi tir.

Çizelge 18. Optimum artlarda üretilen SDDNP'ın zeta sizer de erleri

Ölçüm	Tanecik çapı (d.nm)
Optimum Ölçüm	18,17



ekil 30. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin parçacık boyut da ılımı

Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin Zeta Sizer'da ölçülen parçacık boyutu incelendi inde ortalama boyutun 18,17 nm oldu u belirlenmi tir. Elde edilen bu veriler SEM verileri ile birlikte de erlendirildi inde optimum artlarda üretilen SDDNP'nin ortalama tanecik çapı 10-40 nm aralı ındadır.

Literatürdeki çalı malarda Zhaou ver ark.(2015) β - zeolit destekli SDDNP üretmi ler ve zetasizer da parçacı ın boyutunu 20-40 nm arasında bulmu lardır,

Schmid ve ark. (2014) NASA ile ortak yürütülen bir projede yer altı sularının arıtılması amacı için SDDNP üretimi yapmı ve Zeta Sizer'daki ölçümlerinde parçacık boyutunun 20-60 nm arasında oldu unu bildirmi lerdir.

Yapılan çe itli ara tırmalarda SDDNP için çe itli tane boyutları rapor edilmi tir; Zhang (2006), parçacıkların 60-100 nm arasında oldu unu, Rasheed ve ark (2011) parçacık boyutunun 50 nm oldu unu, Efecan ve ark (2009), parçacık boyutunun 10-60 nm oldu unu, Üzüm ve ark. (2008) parçacık boyutunu 20-80 nm arasında oldu unu, Goldstein ve Greenlee (2012), parçacık boyutunun 15-60 nm arasında oldu unu, Rahman ve ark (2014) parçacık boyutunu 20-110 nm arasında oldu unu, Poursaberi ve ark.(2012) parçacık boyutunun ortalama 80 nm oldu unu, Fan ve ark (2009) parçacık boyutunun 20-80 nm arasında oldu unu ve Keller ve ark. (2012) parçacık boyutunun 80-120 nm'dir.

4.2.5. BET Yüzey Analizi

Sentezlenen SDDNP için yüzey alanı BET yüzey alanı ölçüm metoduna göre belirlenmi tir. Ölçümde SDDNP'ın tek nokta yüzey analizi yapılmı tır. Ayrıca numunenin mikro gözenikli tanecik uygunlu uda belirlemi tir. Tek noktalı yüzey alanı taramasında P/P_0 'ın 0,5-0,30 aralı ındaki adsorpsiyon verileri taranarak elde edilmi tir. P/P_0 de eri 0,30046082 olarak bulunmu tur. Belirtilen P/P_0 de eri için SDDNP'ın yüzey alanı ise 7,7931 m²/g olarak belirlenmi tir.

Literatüre bakıldı ında oldukça farklı BET de erleri bildirilmi tir. Thompson ve ark. (2010) 25 m²/g, Wang ve ark. (2009) 37 m²/g, Sirk ve ark. (2008) 5 m²/g olarak buldukları SDDNP'nin boyutunun literatüre göre dü ük olmasının numunenin tam kuru olmamasına ba lamı lardır.

Liang ve ark (2014) 18 m^2/g ve Gıausiddin ve ark (2007) 14 m^2/g olarak bulmu lardır. Literatürdeki farkın; üretim yöntemi, kullanılan literatürde farklı yüzey aktif maddelerin kullanılması ve SDDNP'nin nemlenmesi ile agregasyona neden olabilece i dü ünülmektedir..

4.2.6. FT-IR Analizi

FT-IR analizi 0-4000 cm⁻¹ aralı ında taranarak yapılmı tır. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP için FT-IR analizi ekil 31'de gösterilmi tir.



ekil 31. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP için FT-IR analizi

FT-IR analizinde 750 cm⁻¹'de SDDNP piki bulunmu tur. 1650 cm⁻¹ C=C , 1333 cm⁻¹ C-OH, 1255 cm⁻¹ de C=O ve 1077 cm⁻¹de alkoksi (C-O) yapılarından sinyal alınmı tır.

Allabakh ve ark. (2010) FT-IR analizinde 700 cm⁻¹ ile 1640 cm⁻¹ arasında SDDNP pikleri elde etmi lerdir.

Jabeem ve ark. (2011) SDDNP için FTIR analizi yapmı lar ve 3500 -3000 cm⁻¹, de O-H ba larına ait sinyal, 1585 cm⁻¹ de C=C ba larına ait sinyal, 1250-1320 cm⁻¹ de C-OH ba larına ait sinyal ve 685- 800 cm⁻¹ aralı ında SDDNP'ye ait sinyal yakalamı lardır.

4.2.7. XRF Analizi

Optimum artlarda üretilen SDDNP için XRF elementsel analiz sonuçları Çizelge 19'da sunulmu tur.

Bile ik adı	Miktar (%)
Fe ₂ O ₃	61,83
B ₂ O ₃	28,78
Na ₂ O	8,79
SO ₃	0,2
SiO ₂	0,14
Cl	0,096
CaO	0,084
Al ₂ O ₃	0,079

Çizelge 19. Optimum artlarda üretilen SDDNP'nin XRF analizi

Çizelge 19 'dan elde edilen bulgularda ; demir oranı % 61,83 iken di er elementlerin oranı % 38,17'dir.

Literatürde, Pang ve ark. (2013), SDDNP için XRF analizi yapmı lar ve analizde demir oranını % 59 olarak bulmu lardır. Rosales ve ark. (2013), XRF analizinde SDDNP deki demir oranını %45 olarak bulmu lardır. Gu ve ark. (2014),

Pb(II) giderimi için kullandıkları SDDNP de demir oranını %9,91 olarak bulmu lardır.

4.3. AR42 ve BR18'in SDDNP Üzerine Adsorpsiyon Ko ullarının Etkilerinin ncelenmesi ve Optimizasyonu

AR42 ve BR18'in SDDNP üzerine adsorpsiyonunda optimum adsorpsiyon ko ullarını belirlemek için iki yöntemle deneysel çalı malar yürütülmü ve optimum adsorpsiyon ko ulları ve adsorpsiyona etkileri ara tırılmı tır. Bunlardan birincisi RSM kullanılarak adsorpsiyon ko ullarının optimize edilmesi ikincisi ise adsorpsiyonu etkileyen parametreler için ayrı ayrı bir seri deneysel çalı malar yapılarak adsorpsiyonaetki eden parametrelerin ko ullarını deneysel sonuçlarla saptamak. Bu iki yöntem için adsorpsiyona etkisi incelen 5 parametre unlardır: adsorbent miktarı (SDDNP miktarı), ba langıç boyarmadde konsantrasyonu, sıcaklık, pH ve karı tırma hızı parametreleridir.

4.3.1. RSM ile Optimizasyon

RSM klasik optimizasyon yöntemleriyle kıyaslandı ında daha az sürede daha iyi bir optimizasyonu mümkün kılmaktadır. RSM'de optimizasyon için kullanılan program Design Expert 8' dir.

AR42 ve BR18 azo boyalarının adsorpsiyonlarında etkileri incelenen ba ımsız de i kenler adsorbent miktarı (SDDNP miktarı) (X1), ba langıç boya deri imi (X2), sıcaklık (X3), pH (X4) ve çalkalama hızı (X5) olarak seçilmi tir. Cevap (Y, ba ımlı de i ken) olarak giderim(q, mg/g) de erleri kullanılmı tır. Üç seviyeli Box Behnken tasarım kullanılarak elde edilen sonuçlar Design Expert 8. Programı ile cevap yüzey yöntemi uygulanarak de erlendirilerek ikinci dereceden polynominal cevap e itli i kullanılmı, ba ımsız ve ba ımlı de i kenlerin korelasyonu belirlenmi tir. Bu ikinci dereceden (quadratik) model aynı zamanda lineer modeli de içermektedir(E itlik 4.3.1).

$$Y(Giderim) = \beta_0 + \sum_{i=1}^{k} \beta_i x_i + \sum_{i=1}^{k} \beta_{ii} x_i^2 + \sum_{i=1}^{k} \sum_{j=1}^{k} \beta_{ij} x_i x_j + \varepsilon$$
(4.3.1)

Bu formülde Xi,j ba ımsız de i kenleri, β_0 sabit katsayı, β_i , β_{ii} ve β_{ij} sırasıyla birinci-derece (lineer), ikinci derece (kuadratik) ve etkile im katsayılarını ifade eder. Epsilon (ϵ) ise hatayı simgeler.

4.3.1.1. AR42 ve BR18 Boyarmaddelerinin RSM ile Optimizasyonu

AR42 azo boyar maddesi için seçilen de i kenlerin üç seviyeli (en dü ük, orta ve en yüksek; -1, 0, +1) de erlerini içeren Box Behnken deneysel tasarımı ve cevap olarak elde edilen boya giderim sonuçları Çizelge 20' de verilmi tir.

Çizelge 20. SDDNP ile AR42 giderimi için Box-Behnken deneysel tasarımı ve elde edilen giderim de erleri.

Denev	X1	X2	X3	X4	X5	Y
Dency	SDDNP	C _{Boya}	Т	pH	Hız	(Giderim)
	g	(mg/L)	(°C)		rpm	
1	0,85	650	25	10	5	367,2
2	0,85	650	40	3	2	454,19
3	0,2	650	40	6,5	8	266,47
4	1,5	650	40	6,5	8	248
5	0,85	1000	40	3	5	557,3
6	0,85	650	55	6,5	2	308,99
7	0,85	650	40	10	8	241,25
8	0,85	300	40	6,5	2	246,71
9	0,85	1000	40	10	5	518,89
10	0,85	650	55	10	5	348,51
11	1,5	300	40	6,5	5	141,61
12	0,85	650	40	6,5	5	344,15
13	0,85	1000	40	6,5	8	327,54
14	0,2	650	25	6,5	5	548,24
15	0,2	650	55	6,5	5	311,76

Çizelge 20 (devamı)

16	0,85	1000	40	6,5	2	743,11
17	0,85	650	25	6,5	8	191,14
18	1,5	650	25	6,5	5	330,35
19	0,85	1000	55	6,5	5	459,93
20	0,2	650	40	6,5	2	656,17
21	0,85	650	40	3	8	253,56
22	1,5	650	55	6,5	5	291,06
23	0,85	650	25	3	5	328,86
24	0,85	300	40	10	5	200,97
25	0,85	650	40	6,5	5	341,45
26	0,85	300	25	6,5	5	193,77
27	1,5	650	40	3	5	297,21
28	0,85	650	55	3	5	438,69
29	1,5	650	40	6,5	2	343,13
30	0,85	300	40	6,5	8	146,51
31	0,2	650	40	3	5	766,47
32	0,2	650	40	10	5	369,41
33	0,2	300	40	6,5	5	266,18
34	1,5	1000	40	6,5	5	437,37
35	0,2	1000	40	6,5	5	752,65
36	0,85	650	40	6,5	5	312,32
37	0,85	300	40	3	5	216,54
38	1,5	650	40	10	5	269,92
39	0,85	650	40	10	2	477,92

40	0,85	650	55	6,5	8	250,79
41	0,85	300	55	6,5	5	217,65
42	0,85	1000	25	6,5	5	392,32
43	0,85	650	40	6,5	5	325,05
44	0,85	650	40	6,5	5	352,04
45	0,85	650	25	6,5	2	190,73
46	0,85	650	40	6,5	5	361,31

Çizelge 20 (devamı)

Box Behnken tasarımına göre elde edilen giderim sonuçlarına ait model ikinci dereceden yani kuadratiktir. Modele ait F ve p de erlerini gösteren ANOVA sonuçları Çizelge 21'de verilmi tir. P de erinin 0,05 den küçük olması gerekir. AR42 adsorpsiyonu için önerilen modele ait p de erinin 0,001'den küçük bir de er olması modelin uygunlu unu ifade eden terimlerden biridir. Di er bir ifadeyle modelin F de erinin gürültü nedeniyle yalnızca % 0,01 de i iklik gösterdi ini söyler. F-testine göre modele ait F de erinin büyük olması istenir. AR42 giderimi için önerilen modelin F-de eri 7,79 olup kritik de erden büyüktür.

Kaynak	Kareler	Serbestlik	Kareler	E de eri	n de eri	
Kaynak	toplamı	derecesi	Ortalaması	I'de ell	p de en	
Model	9,07x10 ⁵	20	45359,55	7,79	<0,001 Uygun	
X ₁ :SDDNP mik.	1,56x10 ⁵	1	1,56x10 ⁵	26,74	<0,001	
X ₂ :Boya	4.09×10^5	1	4.09×10^5	70.28	<0.001	
Konsantrasyonu	1.05/110	1	1.09/110	10,20	(0,001	
X ₃ :Sıcaklık	449,12	1	449,12	0,077	0,7835	
X ₄ : pH	16818,85	1	16818,85	2,89	0,1017	
X ₅ : Hız	$1.4 \mathrm{x} 10^5$	1	$1.4 \mathrm{x} 10^5$	24,01	<0,001	
Artık hata	$1.4 \mathrm{x} 10^5$	25	5824,40			
Uyumsuzluk	$1.44 \text{x} 10^5$	20	7200,21	22,42	0,0013 Uygun	
Kuramsal Hata	1605,83	5	321,17			
Toplam	10510^{6}	45				

Çizelge 21. AR42 için ANOVA Varyans Analizi

Önerilen modele ait varyasyon katsayısı (%VK) 21,40 ve uygunluk duyarlılı 1 10,97 dir. Uygunluk duyarlılı 1 ya da di er ifade ile sinyal gürültü oranının 4 den büyük olması demek önerilen model için sinyalin uygun oldu unu ve tasarım uzayını tanımlamak için kullanılabilece ini ifade eder.

ekil 32'de AR42 boyası için Deneysel ve Tahmini giderim arasındaki ili ki verilmi tir.

Tahmini de erler yakla ım fonksiyonu kullanılarak türetilen modellerin hesaplanmasından elde edilir. Deneysel ve tahmini cevapların korelasyonu sonrasında elde edilen ekil 32'deki do runun R^2 de eri 0,8617, düzeltilmi R^2 de eri ise 0,7510 olarak bulunmu tur. R^2 de erinin 1,000'e yakın, iki R^2 de erinin ise birbirine yakın olması istenir.



ekil 32. AR42 boyası için deneysel ve tahmini giderim

Cevap yüzey yöntemi sonucu AR42 için elde edilen yakla ım fonksiyonu 4.3.2 e itli inde verilmi tir.

$$\begin{array}{l} \text{Giderim} = +339,39 - 98,67X_1 + 159,95X_2 + 5,30X_3 - 32,42X_4 - 93,48\,X_5 - \\ 47,68X_1\,X_2 + 49,30X_1X_3 + 92,44\,X_1X_4 + 73,64X_1X_5 + 10,93X_2X_3 - 5,71X_2X_4 - \\ 78,84X_2X_5 - 32,13X_3X_4 - 14,65X_3X_5 - 9,01X_4X_5 + 55,62X_1^2 + 15,87X_2^2 - 38,22X_3^2 + \\ 39,86X_4^2 - 23,53 \end{array}$$

Yukarıda verilen yakla ım fonksiyonu her bir ba ımsız de i kenin AR47 adsorpsiyonuna lineer, kuadratik ve sinerjik etkilerini gösterir. En önemli de i kenin pozitif etkiye sahip boya deri imi ($+159,95X_2$) oldu u görülmektedir. Di er pozitif etki gösteren de i ken ise sıcaklıktır ($+5,30X_3$) ancak etkisi boya deri imine kıyasla dü üktür. Di er de i kenlerin boya giderimine etkisi negatif yöndedir, di er bir ifadeyle bu de i kenlerdeki artı giderimi olumsuz etkiler.

ekil 33'de sıcaklık 37°C, pH 3,0 ve çalkalama hızı 5 rpm'de sabit tutuldu unda SDDNP miktarı ve boya konsantrasyonunun AR42'nin giderimi (adsorplama kapasitesi) üzerine etkisi 3 boyutlu ve 2 boyutlu olarak gösterilmi tir.



ekil 33. SDDNP miktarı ve boya konsantrasyonunun AR42 giderimi üzerine etkisi (sıcaklık 37 ⁰C, pH 3,0, çalkalama hızı 5)

Yakla ım fonksiyonundan da görüldü ü gibi ba langıç boya deri imi boya gideriminde etkili bir parametredir. ekil 33 incelendi inde dü ük boya deri imlerinde elde edilen giderim dü ük iken deri im arttıkça giderimde artı gözlenmektedir. 0,2 g SDDNP miktarı kullanıldı ında 300, 720 ve 1000 mg/L boya çözeltileri için giderim sırasıyla 464, 670 ve 884 mg/g olarak elde edilmi tir. Kullanılan SDDNP miktarının giderim yönündeki etkisi ters yönlüdür, SDDNP miktarı arttıkça giderimde azalma görülmü tür. SDDNP miktarı 1,0g a çıkarıldı ında giderim de erleri aynı boya deri imleri için 228, 403 ve 532 mg/g olacak ekilde azalma göstermi tir.

ekil 34' de pH 3,0, hız 5 rpm ve boya deri imi 900 mg/g'da sabit tutuldu unda SDDNP miktarı ve sıcaklı ın giderim üzerine etkisi gösterilmi tir.



ekil 34. SDDNP miktarı ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (pH 3,0, çalkalama hızı 5, boya konsantrasyonu 900 mg/L)

ekil 34 incelendi inde SDDNP miktarının artması giderimi olumsuz yönde etkilemi tir. Sıcaklık yüksek SDDNP miktarlarında giderimi arttırırken dü ük SDDNP miktarlarında önce artan sonra tekrar azalan bir etki göstermi tir. 0,2 g SDDNP kullanıldı ında giderim de erleri 25, 37, 45 ve 55 °C sıcaklıklarda 783, 816, 813 ve 775 mg/g olarak bulunmu tur. Çalı ılması gereken optimum sıcaklık de eri 37 °C civarında olmalıdır.

ekil 35'de T 37°C, çalkalama hızı 5 ve boya konsantrasyonu 900 mg/L'de SDDNP miktarı ve pH'ın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 35. SDDNP miktarı ve pH'ın AR42 giderimi üzerine etkisi (T 37°C, çalkalama hızı 5, boya konsantrasyonu 900 mg/L)

ekil 35'den elde edilen bulgularda pH miktarı azaldıkça giderimin arttı 1, pH 3,0 ve 0,2-0,4 g SDDNP de erlerinde yüksek giderim sa landı 1, SDDNP miktarı 0,2 g'da sabit tutuldu unda pH'ın artırılmasının giderimi olumsuz etkiledi i belirlenmi tir. 0,2 g SDDNP kullanıldı ında pH 3,0 de giderim 813 mg/g'iken pH'nın 6,0, 8,0 ve 10,0 a yükselmesi ile giderim 667, 603 ve 572 mg/g olacak ekilde azalmı tır.

ekil 36' da pH 3,0, T 37°C ve boya konsantrasyonu 900 mg/L'de çalkalama hızı ve SDDNP miktarının giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 36. Çalkalama hızı ve SDDNP miktarının AR42'nin giderimi üzerine etkisi (pH 3,0, T 37°C, boya konsantrasyonu 900 mg/L)

Çalkalama hızındaki artı giderimde azalmaya neden olmaktadır. Özellikle dü ük SDDNP kullanımlarında bu etki daha belirgin kendini göstermektedir. Örne in 1,5 g SDDNP kullanımında hız 2, 5 ve 8 rpm oldu unda giderimdeki azalma 455, 390 ve 282 mg/g iken, 0,2 g SDDNP kullanıldı ında aynı karı tırma hızlarında elde edilen giderim de erleri sırasıyla 1095, 884 ve 626 mg/g olarak azalma e ilimi göstermi tir.

ekil 37'de pH 3,0, çalkalama hızı 5 ve SDDNP miktarı 0,5 g'de boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 37. Boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (pH 3,0, çalkalama hızı 5, SDDNP miktarı 0,5 g)

ekil 37' den elde edilen bulgularda; sıcaklıktaki artı 37-38 °C'ye kadar giderimi arttırıken sonra azalma trendi göstermektedir. Boya konsantarasyonundaki artı giderimde artı a neden olmu tur.

ekil 38' de SDDNP miktarı 0,5g, T 37°C ve hız 5' de boya konsantrasyonu ve pH'ın giderim üzerine etkisi gösterilmi tir.



ekil 38. Boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0,5 g, T: 37°C, çalkalama Hızı 5)

ekil 38 incelendi inde pH'nın giderim üzerinde etkili bir parametre oldu u görülmektedir. Asidik pH'larda giderim yüksekken pH arttıkça giderimde azalma gözlenmi tir. Giderimdeki azalma miktarı boya deri imi arttıkça artı göstermektedir. Örne in 300 mg/L boya için pH 3,0, 7,0 ve 10,0 da elde edilen giderimler 353, 237 ve 214 mg/g'iken konsantrasyon 1000 mg/L oldu unda aynı pH de erlerinde giderimler sırasıyla 731, 600 ve 566 mg/g olarak bulunmu tur.

ekil 39'da SDDNP miktarı 0,2 g, T 37°C, pH 3'de boya konsantrasyonu ve hızın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 39. Boya konsantrasyonu ve hızın AR42 giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, T 37°C, pH 3)

ekil 39'dan elde edilen bulgularda; dü ük boya deri imlerinde hız çok etkili de ilken yüksek boya konsantrasyonlarında karı tırma hızının giderim üzerindeki azaltıcı etkisi daha belirgin görülmektedir. 1000 mg/L boya için hızın 2, 5 ve 8 rpm olarak ayarlanması sonrası giderim de erleri 1089, 862 ve 631 mg/g olarak elde edilmi tir.

ekil 40'da SDDNP miktarı 0,2g, boya konsantrasyonu 900 ppm ve hız 5 iken pH ve sıcaklı ın giderim üzerine etkisi gösterilmi tir.



ekil 40. pH ve sıcaklı ın AR42 giderimi üzerine etkisi SDDNP miktarı (0,2 g, boya konsantrasyonu 900 mg/L, hız 5)

ekil 40'dan elde edilen bulgularda; sıcaklık ve pH'nın giderim üzerinde olumsuz etkisi görülmektedir. Bu ko ullarda elde edilen en iyi giderim de eri pH 3,0 iken sıcaklı ın 37-40 ⁰C arasında oldu u bölgede görülmektedir.

ekil 41'de SDDNP miktarı 0,2 g, boya konsantrasyonu 800 mg/L pH 3'de hız ve sıcaklı ın giderim üzerine etkisi gösterilmi tir.



ekil 41. Çalkalama hızı ve sıcaklı ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0.2g, boya konsantrasyonu 800 mg/L, pH 3.0)

ekil 41'den elde edilen bulgularda; en iyi sıcaklık ko ulları yakla ık 40°C iken hızın arttırılması ile giderim azalma e iliminde görülmektedir. Örne in 42°C de hız 2, 5 ve 8 rpm oldu unda giderim 921, 744 ve 537 mg/g olacak ekilde azalma göstermi tir.

ekil 42'de SDDNP miktarı 0,2 g, boya deri imi 950 mg/L ve T 35°C'de çalkalama hızı ve pH'ın giderim üzerine etkisi gösterilmi tir.



ekil 42. Çalkalama hızı ve pH'ın AR42'nin giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0.2 g, boya konsantrasyonu 950 mg/L, T 35°C)

ekil 42'den elde edilen bulgularda; pH ve hız de erleri arttıkça giderimde azalma oldu u görülmektedir.

ekil 43'de test edilen tüm de i kenlerin giderim üzerine etkisi gösterilmektedir.



ekil 43. Test edilen tüm de i kenlerin giderim üzerine etkisi

ekil 43'den elde edilen bulgularda; giderim üzerinde ba langıç boya deri iminin (B) pozitif yöndeki etkisine kar ılık SDDNP miktarı (A), pH (D) ve çalkalama hızının (E) negatif yöndeki etkileri görülmektedir. Sıcaklık ise 37-38°C ye kadar artarken giderimi arttırıcı yönde ama daha fazla arttırıldı ında giderimi azaltıcı yönde etki göstermi tir.

ekil 44'de AR42 boyası için tüm de i kenler göz önüne alındı ında elde edilen optimum çalı ma ko ulları gösterilmi tir.



ekil 44. AR42 boyası için optimum çalı ma ko ulları

ekil 44' den elde edilen bulgularda; RSM nin tüm verileri de erlendirerek seçmi oldu u optimum çalı ma ko ulları sıcaklık için yakla ık 38 ⁰C oldu u pH 3,0-4,0, çalkalama hızı 2-3, boya konsantrasyonu 600-1000 mg/L, SDDNP miktarı 0.2-0,5 g arasında belirlenmi tir.

4.3.1.2. BR18 Boyasının RSM ile Optimizasyonu

Sıfır de erlikli demir nanopartikül(SDDNP) ile BR18 giderimi için önerilen Box Behnken deneysel tasarımı ve elde edilen giderim sonuçları Çizelge 22'de verilmi tir.

Çizelge 22. SDDNP i	le BR18 giderimi için	Box-Behnken	deneysel	tasarımı	ve elde
edilen giderim de erl	eri				

Deney	X ₁ SDDNP g	X ₂ C _{Boya} mg/L	X₃ T ℃	X ₄ pH	X ₅ Hız rpm	Y Giderim
1	0,85	450	5	8	40	410
2	0,2	100	5	8	40	252
3	0,85	450	5	8	40	406
4	0,85	450	2	12	40	540
5	0,85	450	2	8	25	454
6	1,5	450	2	8	40	331
7	0,85	450	5	8	40	355
8	0,85	450	5	12	55	421
9	1,5	450	5	4	40	200
10	0,85	800	5	4	40	368
11	0,85	450	5	12	25	443
12	0,2	450	5	4	40	260
13	0,85	450	5	4	55	288
14	0,85	800	5	12	40	516
15	0,2	450	8	8	40	385
16	0,85	450	5	4	25	385
17	0,85	100	5	8	55	51
18	0,85	450	5	8	40	348
19	0,85	800	2	8	40	488

Çizelge	22	(devamı)
5 U		· · · ·

20	0,85	100	5	8	25	111
21	0,85	100	8	8	40	103
22	0,85	100	2	8	40	108
23	0,85	450	8	4	40	214
24	0,2	450	5	8	55	387
25	1,5	450	5	8	55	281
26	0,85	450	8	8	55	255
27	0,2	450	5	8	25	478
28	0,2	800	5	8	40	601
29	0,85	450	5	8	40	348
30	1,5	450	5	8	25	422
31	0,2	450	2	8	40	397
32	1,5	100	5	8	40	58
33	0,85	450	5	8	40	344
34	1,5	450	8	8	40	343
35	0,85	800	8	8	40	437
36	0,2	450	5	12	40	416
37	0,85	100	5	12	40	119
38	0,85	800	5	8	55	418
39	0,85	450	2	8	55	332
40	0,85	450	8	12	40	472
41	0,85	450	2	4	40	196
42	1,5	450	5	12	40	331
43	0,85	450	8	8	25	426
44	0,85	100	5	4	40	55
45	0,85	800	5	8	25	474
46	1,5	800	5	8	40	344

BR18 giderimi için önerilen kuadratik modele ait ANOVA sonuçları Çizelge 23'de görülmektedir.

Kaynak	Kareler toplamı	Serbestlik derecesi	Kareler Ortalaması	F de eri	p de eri
Model	7,60x10 ⁵	20	37989.83	12,01	<0,001 Uyumlu
X ₁ :SDDNP mik.	46872,25	1	46872,25	14,82	<0,001
X ₂ :Boya Konsantrasyonu	4,86x10 ⁵	1	4,86x10 ⁵	153,67	<0,001
X ₃ :Sıcaklık	2782,56	1	2782.56	0,88	0,7152
X ₄ : pH	1,04x10 ⁵	1	1,04x10 ⁵	32,98	0,7220
X ₅ : Hız	36100	1	36100	11,41	0,0024
Artık Hata	79089,29	25	3163,57		
Uyumsuzluk	74337,79	20	3716,89	3,91	0,0681 Uyumsuz
Kuramsal Hata	4751,50	5	950,30		
Toplam	8.4 x10 ⁵	45			

Çizelge 23. BR18 için ANOVA Varyans Analizi

Kuadratik modele ait F de eri 12,01; p de eri ise 0,001 den küçük oldu u için önerilen model anlamlıdır.

Modeldeki uyumsuzluk 3,91 olarak bulunmu tur. Modeldeki ba 1msız de i kenlere ait F de erleri kıyaslandı 1nda BR18 gideriminde en etkili parametreler ba langıç boya deri imi ve sonrasında pH oldu u görülmektedir. Modele ait varyasyon katsayısı (%VK) 16,83; uygunluk duyarlılı 1 ise 13,42 bulunmu tur.

ekil 45'de BR18 boyası için deneysel ve tahmini giderim arasındaki ili ki verilmi tir.



ekil 45. BR18 boyası için tahmini ve deneysel giderim verileri

ekil 45'de tahmini ve deneysel giderim verilerinin birbirine yakın oldu u ve fazla da ılmadı ı görülmü tür. Deneysel ve tahmini veriler oldukça tutarlıdır. Elde edilen R^2 de eri 0,9057 iken düzeltilmi R^2 de eri 0,8303 olarak bulunmu tur.

Box Behnken deneysel tasarıma göre gerçekle tirilen deneyler sonrası BR18 boya giderimi için yakla ım fonnksiyonu a a ıdaki e itlikte verilmi tir

 $\begin{array}{l} \text{Giderim}=+368, \!50-54, \!13X_1+174, \!31X_2-13, \!19X_3+80, \!75X_4-47, \!50\,X_5-15, \!75X_1\,X_2+6, \!00X_1X_3-6, \!25\,X_1X_4-12, \!50X_1X_5-11, \!50X_2X_3+21, \!00X_2X_4+1, \!00X_2X_5-21, \!50X_3X_4-12, \!25X_3X_5+18, \!75X_4X_5-1, \!25X_1^2-83, \!17X_2^2-1, \!67X_3^2-23, \!08X_4^2+10, \!42X_5^2 \end{array}$

BR18 azo boyar maddesinin gideriminde pozitif yönde en etkili parametrelerin boya çözeltisinin ba langıç deri imi (+174,31 X_2) ile pH (+80,75 X_4) nın oldu u görülmekte. Kullanılan SDDNP miktarı, sıcaklık ve karı tırma ise giderimi olumsuz etkilemektedir. De i kenlerin interaktif etkile imlerine bakıldı ında boya deri imi ve pH'nın sinerjik etkisinin (21,00 X_2X_4) büyük oldu u görülmü tür.
ekil 46'da çalkalama hızı 5, pH 10,0 ve sıcaklık 40°C de sabit tutuldu unda SDDNP miktarı ve boya konsantrasyonunun giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 46. SDDNP miktarı ve boya konsantrasyonunun BR18'in giderimine etkisi (Hız 5, pH 10,0, T 40°C)

ekil 46'dan elde edilen bulgularda SDDNP miktarı arttıkça giderimin azaldı 1, boya konsantrasyonu arttıkça giderimin arttı 1 belirlenmi tir. Di er taraftan AR42 ile kıyaslandı ında daha dü ük bir giderim oranına sahip oldu u görülmü tür. SDDNP miktarı 0,2 g oldu unda boya konsantrasyonu 100 mg/L'den 550 mg/L'e çıkarıldı ında giderim 177'den 510 mg/g'a hızlı bir artı göstermi tir. Konsantrasyon 800 mg/L'e yükselti inde artı trendi zayıflayarak giderim 576 mg/g elde edilmi tir. SDDNP miktarı 1,5 g olarak kullanıldı ında 100, 550 ve 800 mg/L boya için elde edilen giderim miktarları sırasıyla 97, 396 ve 431 mg/g olarak gözlenmi tir.

ekil 47'de boya konsatrasyonu 800 mg/L, pH 10 ve sıcaklık 25°C'de sabit tutuldu unda SDDNP miktarı ve karı tırma hızının BR18 giderimine etkisi gösterilmi tir.



ekil 47. SDDNP miktarı ve hızın BR18 giderimine etkisi (boya konsantrasyonu 800 mg/L, pH 10,0, T 25°C)

ekil 47' den elde edilen bulgularda; SDDNP miktarı ve hızın boya giderimi üzerinde önemli bir interaktif etkiye sahip olmadıkları görülmektedir. Hız 5 rpm de tutuldu unda SDDNP miktarının 0,2 g'dan 1,5 g'a çıkarılmasıyla giderim 611'den 491 mg/g'a dü mü tür. Kullanılan SDDNP miktarı 0,2 g iken hızın 2, 4, 6 ve 8 rpm olarak arttırılması sonrası giderim 648, 621, 601, 580 mg/g olacak ekilde azalma e ilimi göstermi tir.

ekil 48' de boya konsantrasyonu 800 mg/L, hız 2 rpm ve sıcaklık 25°C' de iken SDDNP miktarı ve pH'ın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 48. SDDNP miktarı ve pH'ın BR18'in giderimine etkisi (boya konsantrasyonu 800 mg/L, çalkalama hızı 2, T 25°C)

ekil 48 incelendi inde SDDNP miktarına kıyasla pH'nın giderim üzerinde daha etkili bir parametre oldu u görülmektedir. pH arttıkça gideriminde arttı 1 görülmektedir. SDDNP miktarı 0,2 g alındı ında pH'nın 4,0'den 8,0'e yükselmesiyle giderim 457'den 589 mg/g'da %29 artı göstermi tir. Giderimdeki artı biraz yava layarak pH 10,0 için 639 mg/g, pH 12 için 676 mg/g olarak bulunmu tur.

ekil 49'da boya konsantrasyonu 800 mg/L, hız 2 rpm, pH 10,0' da SDDNP miktarı ve sıcaklı ın giderim üzerine etkisi gösterilmi tir.



ekil 49. SDDNP miktarı ve sıcaklı ın BR18'in giderimine etkisi (boya konsantrasyonu 800 mg/L, çalkalama hızı 2, pH 10).

Sıcaklık artı 1 giderim üzerinde azaltıcı etki göstermektedir. 0,2 g SDDNP kullanıldı ında sıcaklık 25 °C iken elde edilen giderim 638 mg/g, sıcaklık 37 °C iken 618 mg/g'a dü mü tür. Sıcaklıkta daha sonraki artı lar giderimde fazla etki göstermemi tir. Örne in 43°C ve 55 °C de 614 mg/g giderim elde edilmi tir.

ekil 50'de pH 10,0, SDDNP miktarı 0,2 g, sıcaklık 25°C 'de sabit tutuldu unda boya konsantrasyonu ve hızın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 50. Boya konsantrasyonu ve çalkalama hızının BR18'in giderimine etkisi (pH 10,0, SDDNP 0,2 g, T 25°C)

ekil 50 incelendi inde dü ük konsantrasyonlarda hızın boya giderimi üzerinde etkisi ihmal edilecek kadar az iken yüksek boya deri iminde etkisi fark edilmektedir. 100 mg/L boya çözeltisi için hızın 2, 5 ve 8 rpm olması durumunda giderimdeki azalma 219, 212 ve 207 mg/g eklindedir. Boya konsantrasyonu 800 mg/L oldu unda ise 2, 5, 8 rpm hızlarda giderim 638, 611 ve 581 mg/g olarak bulunmu tur.

ekil 51' de SDDNP miktarı 0,2 g, çalkalama hızı 2 rpm ve sıcaklık 25 °C de boya konsantrasyonu ve pH'ın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 51. Boya konsantrasyonu ve pH'ın BR18'in giderimi üzerine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, çalkalama hızı 2, T 25°C)

ekil 51'de elde edilen bulgularda; boya konsantrasyonu ve pH de erlerindeki artı a ba lı olarak giderimde artı gözlenmektedir. Daha önce tartı ıldı ı gibi iki paremetrenin pozitif etkisi varken deri imin etkisi pH'ya göre çok daha fazladır. ki parametrenin sinerjik etkileride pozitif e ilim göstermektedir. Boya deri imi 600-800 mg/L aralı ında tutuldu unda pH 8,0-12,0 de erleri arasında iken elde edilen giderim 500 mg/g'ın üzerinde elde edilmi tir. Örne in 600 mg/L için pH 8.0, 10.0 ve 12.0 de elde edilen giderimler 544, 579 ve 613 mg/g iken deri im 800 mg/L'ye çıktı ında bu de erler 586, 639 ve 676 mg/g olarak hesaplanmı tır

ekil 52' de SDDNP miktarı 0,2 g, çalkalama hızı 2, pH 10,0' da boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 52. Boya konsantrasyonu ve sıcaklı ın BR18'in giderimine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, çalkalama hızı 2, pH 10).

ekil 52'de elde edilen bulgularda; sıcaklı ın olumsuz etkisi dü ük boya konsantrasyonlarında zayıf gözlenirken bu etki yüksek boya konsantrasyonlarında daha belirgin hale gelmi tir. 800 mg/L için sıcaklı ın 25, 37 ve 55 °C olması durumunda giderim 639, 617 ve 614 mg/g olarak elde dilmi tir.

ekil 53' de SDDNP miktarı 0,2 g, T 25°C, boya konsantrasyonu 600 mg/L' de pH ve çalkalama hızının giderime etkisi gösterilmi tir



ekil 53. pH ve çalkalama hızının BR18'in giderimine etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, T 25°C, boya konsantrasyonu 600 mg/L).

ekil 53' de elde edilen bulgularda; hızın dü ük pH'lar için çok etkili olmadı 1 ama yüksek pH'larda olumsuz etkisi daha belirgin görülmektedir.

ekil 54' de SDDNP miktarı 0,2 g, boya konsantrasyonu 600 mg/L, pH 10,0' da sıcaklık ve hızın giderime etkisi verilmi tir.



ekil 54. Sıcaklık ve çalkalama hızının giderime etkisi (SDDNP miktarı 0,2 g, boya konsantrasyonu 600 mg/L, pH 10)

ekil 54 incelendi inde hız ve sıcaklı ı giderim üzerinde olumsuz yönde dü ük bir etkisi oldu u görülmektedir. Hız ve sıcaklık arttıkça giderim azalma e ilimi göstermi tir. ekil 55' de SDDNP 0,2 g, boya konsantrasyonu 600 mg/L, çalkalama hızı 2' de sıcaklı ın ve pH'ın giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 55. Sıcaklı ın ve pH'ın BR18'in giderimine etkisi (SDDNP 0,2 g, boya konsantrasyonu 800 mg/L, hız 5).

ekil 55' de elde edilen bulgularda; sıcaklık arttıkça giderimin azaldı 1, pH arttıkça ise giderimin arttı 1 görülmektedir. Sıcaklık 25 °C iken pH 8,0, 10,0 ve 12,0' de elde edilen giderimler 543, 586 ve 618 mg/g olacak ekilde artı göstermi tir. Sıcaklı ın 55 °C olması durumunda bu de erler azalarak 498, 559 ve 611 mg/g olacak ekilde elde edilmi tir.

ekil 56' da test edilen tüm de i kenlerin giderime etkisi gösterilmi tir.



ekil 56. Test edilen tüm de i kenlerin giderime etkisi

ekil 56'da boya konsantrasyonu en etkili pozitif yönde etkili parametre oldu u, pH nın yine pozitif yönde etki gösterirken di er de i kenlerin giderim üzerinde azaltıcı yönde etkili oldu u açıkça görülmektedir. Seçilen aralıklar göz öüne alındı ında en dü ük SDDNP ve yüksek boya deri imlerinin en iyi pH 8,0 ve sonrası giderime u radı ı görülmektedir. Dü ük sıcaklık ve karı tırma hızı tercih edilmelidir.

ekil 57'de tüm veriler de erlendirilerek RSM 'nin BR18 için hazırladı 1 optimum giderim için çalı ma ko ulları verilmi tir.



ekil 57. BR18 için optimum çalı ma ko ulları

ekil 57'de elde edilen bulgulara göre; RSM nin tüm verileri de erlendirerek seçmi oldu u optimum çalı ma ko ulları; Sıcaklık 25°C, pH 10, çalkalama hızı 5, boya konsantrasyonu 100-800 mg/L, SDDNP miktarı 0,2-1,5 g arasında belirlenmi tir. Belirtilen optimum çalı ma ko ulları için 0,2 g SDDNP ve 450 mg/L konsantrasyon ve üzerinde oldukça iyi giderim sa ladı 1 saptanmı tır.

4.4. Adsorpsiyona Etki Eden Ko ulların Deneysel Olarak Belirlenmesi

Bu bölümde de AR42 ve BR18'in SDDNP üzerine adsorpsiyonunu etkisi deneysel olarak incelenerek optimum ko ullar belirlenmi tir. Bu amaçla ba langıç boyarmadde konsantrasyonu, adsorbent (SDDNP) miktarı, pH, sıcaklık ve karı tırma hızının adsorpsiyona etkileri ara tırılmı tır. Bu amaçla öncelikli olarak boyarmadde çözeltilerinin SDDNP ile adsorpsiyonun da dengeye ula ma süreleri kesikli çalkalayıcıda ara tırılmı tır ve AR 42 için dengeye ula ma süresi 150 dk ve BR18 için 180 dk olarak belirlenerek ve tüm deneysel çalı malar her bir boyarmaddenin dengeye ula ma süresi tamamlanıncaya kadar yürütülmü tür.

4.5. AR42 ve BR18 için Farklı Ba langıç Boyar Madde konsantrasyonunun Etkisi

SDDNP ile AR42 ve BR18 boyalarının adsorpsiyon ile gideriminde ba langıç boyar madde konsantrasyonunun etkisi etkisi incelenmi tir. Bu amaçla farklı konsantrasyonlarda AR42 (100-1000 mg/L) ve BR18 (100-800 mg/L) boyarmadde çözeltileri, sabit SDDNP miktarı, sıcaklık, pH, çalkalama hızında, SDDNP üzerine adsorbsiyonu sa landı.

AR42 boyası için sabit tutulan ko ullar; 0.4 g SDDNP, sıcaklık 37°C, pH 3,0, çalkalama hızı 5 ve temas süresi 150 dakika; BR18 boyası için sabit tutulan ko ullar; 0,4 g SDDNP, sıcaklık 25°C, pH 10,0, çalkalama hızı 5 ve temas süresi 180 dakikadadır. Elde edilen verilerden dengedeki birim adsorbent miktarı ba ına adsorplanan boya miktarı (q_d) hesaplanarak ekil 58'de sunulmu tur.



ekil 58. AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin SDDNP üzerine adsorpsiyonuna ba langıç boyar madde konsantrasyonunun etkisi

ekil 58' den elde edilen bulgularda; her iki boya için de ba langıç boyar konsantrasyonu arttıkça adsorplanan boyarmadde miktarının arttı 1 ancak AR42 için 900 mg/L ve BR48 için ise 700 mg/L ba langıç boyarmadde deri imlerinden sonra yakla ık olarak sabit kaldı 1 gözlenmektedir. Bu sonuç u ekilde açıklanabilir: dü ük boyar madde konsantrasyonlarında adsorbent yüzeyinde bo aktif bölgeler vardır ancak ba langıç boyar madde konsantrasyonu arttıkça sürücü güç (C) artaca ından bu aktif bölgeler boyar madde iyonları tarafından i gal edilerek doygun hale gelmeye ba lamı tır[Amri vd., 2014].

4.6. AR42 ve BR18 için Farklı Adsorbent Miktarının Etkisi

AR42 ve BR18 için farklı adsorbent (SDDNP) miktarının etkisi di er deney ko ulları sabit tutularak ara tırılmı tır. Bu ko ullar AR42 için 650 mg/L ba langıç boyarmadde deri imi, 25°C sıcaklık, pH 3,0, çalkalama hızı 5 ve temas süresi 150 dakika, BR18 için, 400 mg/L ba langıç boyarmadde deri imi, 25°C sıcaklık, pH 10,0, çalkalama hızı 5, temas süresi 180 dakikadadır. Elde edilen sonuçlar ekil 59' da gösterilmi tir.



ekil 59. AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin SDDNP üzerine adsorpsiyonuna adsorbent miktarının etkisi

ekil 59'da elde edilen bulgularda; adsorbent miktarı arttıkça birim adsorbent kütlesinde adsorplanan boya miktarında azalı görülmü tür. AR42 için adsorbent miktarı 0,2 g'dan 1,0 g'a artırıldı ında birim adsorbent kütlesinde adsorplanan boya miktarının 1237 mg/g'dan 319 mg/g'a bazik boyada ise 350 mg/g'dan 244 mg/g dü tü ü belirlenmi tir.

Dü ük adsorbent miktarlarında, ortamda yeterince adsorbent bulunmadı ından, birim adsorbent kütlesinde adsorplanan boyar madde miktarı fazladır. Yüksek adsorbent deri imlerinde adsorpsiyon miktarının dü mesi ise; yüksek adsorbent miktarından dolayı topakla ma gibi tanecik etkile imlerinden kaynaklanmaktadır.

4.7. AR42 ve BR18 için Farklı pH Miktarının Etkisi

SDDNP üzerine AR42 ve BR18'in adsorpsiyonunda farklı pH miktarının etkisini belirlemek için; AR42 boyası için; ba langıç boyarmadde konsantrasyonu 650 mg/L, karı tırma hızı 5, SDDNP miktarı 0,2 g ve temas süresi 150 dakika, BR18 için; 400 mg/L ba langıç boyarmadde konsantrasyonu, çalkalama hızı 5, SDDNP miktarı 0,2 g ve temas süresi 180 dakika sabit tutularak incelenmi ve elde edilen sonuçlar ekil 60'da sunulmu tur.



ekil 60. AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin SDDNP üzerine adsorpsiyonuna pH'nın etkisi

ekil 60'da elde edilen bulgularda; AR42 boyasının SDDNP üzerine adsorpsiyonunda pH arttıkça giderimin azaldı 1, BR18 boyasının ise pH arttıkça giderimin arttı 1 ve pH 10'dan sonra dengeye geldi i belirtilmi tir.

Bunun nedeni adsorbentin izoelektrik noktasından (pH 8,5) dü ük pH de erlerinde adsorbent yüzeyi pozitif yüklendi inden, AR42 boyarmaddesindeki negatif yüklü boyar madde anyonları adsorbent yüzeyine kolayca adsorplanmakta, daha yüksek pH de erlerinde ise giderim miktarı oldukça azalmakadır. BR18 için ise yüksek pH de erlerinde adsorbent yüzeyi negatif yüklendi inden bazik boyanın yüzeye tutunması daha kolay iken, dü ük pH'larda pozitif yüzey yükünden dolayı yüzeye tutunması daha zordur.

4.8. AR42 ve BR18 için Farklı Çalkalama Hızının Etkisi

SDDNP üzerine AR42 ve BR18'in adsorpsiyonunda farklı çalkalama hızının etkisini belirlemek amacıyla AR42 boyası; 650 mg/L ba langıç konsantrasyonu, 0,2 g SDDNP miktarı, pH 3, 25°C sıcaklık ve 150 dakika temas süresi, BR18 için ise; 400 mg/L ba langıç konsantrasyonu, 0,2 g SDDNP miktarı, pH 10,0, 25°C sıcaklık ve 180 dakika temas süresi sabit tutularak farklı çalkalama hızlarının giderime etkisi incelenmi elde edilen sonuçlar ekil 61'de verilmi tir.



ekil 61. AR42 ve BR18 için farklı çalkalama hızının etkisi

ekil 61'den elde edilen bulgularda; her iki boya için hızın çok etkili bir parametre olmadı 1 ancak çalkalama hızının artmasıyla adsorbentin boyarmadde ile temasının artması sonucu az oranda da olsa adsorplama kapasitesinin arttı 1 belirlenmi tir.

4.9. AR42 ve BR18 için Farklı Sıcaklı ın Etkisi

SDDNP üzerine AR42 ve BR18'in adsorpsiyonun da farklı sıcakların etkisini belirlemek amacıyla; AR42 boyası; 650 mg/L ba langıç konsantrasyonunda, 0,2 g SDDNP miktarı, pH 3,0, çalkalama hızı 5 ve 150 dakika temas süresi, BR18 için ise; 400 ba langıç boyarmadde konsantrasyonunu, 0,2 g SDDNP miktarı, pH 10,0, çalkalama hızı 5 ve 180 dakika temas süresi sabit tutularak belirlenmi , elde edilen sonuçlar ekil 62'de gösterilmi tir.



ekil 62. AR42 ve BR18 için farklı sıcaklı ın etkisi

ekil 62' den elde edilen bulgularda; AR42 moleküllerinin sıcaklık etkisiyle hareketlililerinin arttı 1 ve aynı zamanda adsorbentin yüzeyinde yer alan ve adsorpsiyondan sorumlu olan merkezlerin aktifli inin sıcaklıkla arttı 1 ve böylece adsorplama kapasitesinin arttı 1 ancak 35°C sıcaklıktan sonra azaldı 1 görülmektedir.

BR18' de ise dü ük sıcaklıklarda adsorbentin adsorplama kapasitesinin yüksek oldu u sıcaklık arttıkça adsorplama kapasitesinin azaldı 1 görülmektedir. Bu durum sıcaklı ın artması ile adsorbent yüzeyinin aktifli ini kaybetmesine ve yüzeydeki bazı aktif bölgelerin sıcaklıkla bozunmasına ba lanabilir. Sonuç olarak adsorpsiyon prosesinin her iki boyarmadde için egzotermik oldu unu göstermektedir.

4.10. Denge Modelleri

Denge modellerinde, AR42 ve BR18 boyar maddelerinin SDDNP'ya adsorpsiyon proseslerinin denge e rilerini en iyi temsil eden korelasyonu belirlemek için Langmuir ve Freundlich izotermi modelleri de erlendirilmi ve sonuçlar a a ıda verilmi tir.

4.10.1. Langmuir zotermi Modeli

AR42 ve BR18'in SDDNP'ya adsoprsiyonuna ait denge verilerinin tek tabaka adsorpsiyona uygunlu unun belirlenmesi amacıyla Langmuir izoterm modelinin do rusalla tırılmı 2.8.2 e itli i kullanılarak çizilen heriki boyarmaddeye ait izoterm do ruları ekil 63' de bu do ruların e im ve kayma de erlerinden elde edilen Langmuir izoterm sabitleri de Çizelge 24' de gösterilmi tir.



ekil 63. AR42 ve BR18' in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait langmuir izoterm do ruları (AR42 için pH 3,0, SDDNP 0,4 g/L, sıcaklık 37 °C, BR18: ba langıç pH 10,0, SDDNP miktarı 0,4 g/L, sıcaklık 25°C).

AR42	BR18
$Q_0 = 972,62 \text{ (mg/g)}$	$Q_0 = 633,71 \text{ (mg/g)}$
b = 0,0058 (L/mg)	b = 0,0069 (L/mg)
$R^2 = 0,9967$	$R^2 = 0,9964$

Çizelge 24. AR42 ve BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait Langmuir sabitleri

Çizelge 24 den elde edilen bulgularda; Her iki boya için R^2 de erleri 0,99 dan büyüktür bu sonuç da göre her iki boyanın SDDNP'ya adsorpsiyonu tek tabaka adsorpsiyon prensibine uygun olarak yürüdü ünü göstermektedir. AR42'nin maksimum adsorplama kapasitesi (Q^0) de eri 972,62 mg/g ve BR18'in ise 633,71 mg/g olarak saptanmı tır. Bu sonuç SDDNP'nin asit boyar maddesini bazik boyadan daha iyi giderdi ini göstermektedir.

Literatürde, Boparai ve ark., (2011), Kadmiyum iyonunun SDDNP 'ya adsorpsiyonunu incelemi ler ve Langmuir izoterm do rularının modeli en uygun açıkladı ını görmü lerdir. Ayrıca R^2 de erini 0,99 ve maksimum adsorplama kapasitesi $Q^0 = 769,2 \text{ mg/g}$ olarak bulmu lardır.

4.10.2. Freundlich zotermi Modeli

AR42 ve BR18 'in SDDNP'ya adsorpsiyonu proseslerinde denge verilerinin çok tabakalı adsorpsiyon sistemine uygunlu unun belirlenmesi amacıyla Freundlich izoterm modeli kullanılmı tır. ekil 64' de AR42 ve BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait Freundlich izoterm do ruları, Çizelge 25' de freundlich izoterm do rularının e im ve kayma de erlerinden elde edilen n ve K_f izoterm sabitleri hesaplanmı ve sonuçlar regrasyon katsayıları ile birlikte verilmi tir.



ekil 64. AR42 ve BR18' in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait freundlich izoterm do ruları (AR42: ba langıç pH: 3,0, SDDNP 0,4 g/L,sıcaklık 37°C: ba langıç pH 10,0, SDDNP miktarı 0,4 g/L, sıcaklık 25°C)

AR42	BR18
$\frac{1}{n} = 0,477$	$\frac{1}{n} = 0,474$
n = 2,09316	n = 2,10970
$K_{f} = 4273,601$	K _f = 2046, 405
$R^2 = 0,961$	$R^2 = 0,983$

Çizelge 25. AR42 ve BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait Langmuir sabitleri

Çizelge 24'de görüldü ü üzere, Freundlich izoterm modeline ait R^2 de erleri Langmuir katsayılarından daha dü üktür. Bu durum AR42 ve BR18' in SDDNP'ya adsorpsiyon proseslerinin çok tabakalı adsorpsiyon prensibine göre yürümedi ini göstermektedir. Bununla birlikte SDDNP için hesaplanan her iki boyanın 1/n de erleri 1 'den küçüktür (0<1/n<1), bu durum SDDNP'ın AR42 ve BR18 boyaları

için iyi bir adsorbent oldu unu ve bu sistemin adsorpsiyona elveri li birer proses olduklarını göstermektedir.

Shu ve ark. (2007) SDDNP'ın Asit Black 24 boyasının renk giderimindeki performansını ara tırmı lar ve $Q^0=609,4$ mg/g olarak bulmu lardır. Prosesin langmuir izotermine uydu unu ve freundlich regrasyon sabitlerinin langmuir'e göre daha dü ük oldu unu bildirmi lerdir.

Arshadi ve ark. (2014), adsorbent olarak kullandıkları SDDNP'yi Cd(II) a ır metaline adsorplamı lar Q^0 = 547,5 mg/g olarak bulmu lardır. Ayrıca langmuir ve freundlich izotermine uygunlu unu ara tırmı lar ve Langmuir izotermine uygun bulmu lar ayrıca tepkimenin yalancı birinci mertebe kinetik modele uygun oldu unu belirlemi lerdir.

Arabi ve Sohrabi (2014), SDDNP'yı adsorbent olarak kullanmı lar ve Metilen Blue boyasına adsorplamı lardır. $Q^0=208,33$ mg/g bulmu lar Langmuir ve freundlich izoterm do rularını prosese uygulamı lar ve Langmuir izotermiyle prosesin açıklanabildi ini belirtmi lerdir.

Bu çalı mada AR 42 boyarmaddesi için elde edilen Q^0 = 972,62mg/g de eri ve BR18' in Q^0 = 633,71 mg/g maksimum adsorplama kapasitesi de erleri yukarıda belirtilen literatür ile kıyaslandı ında SDNNP'nin AR42 ve BR18 boyarmaddeleri için uygun bir adsorbent oldu u söylenebilir.

4.11. Adsorpsiyon Kineti i

Adsorpsiyon kineti i bölümünde çe itli zaman aralıklarında adorpsiyon ortamındaki boya konsantrasyonu de erlerinden yola çıkılarak elde edilen deneysel sonuçların yalancı birinci dereceden kinetik model ve yalancı ikinci dereceden kinetik modelin verilerine uygunlu u incelendi ve bu model hız sabitleri belirlendi. Bu kinetik modellerin verileri adsorpsiyonun mekanizmasını belirlemede yardımcı olmaktadır. AR42 ve BR18 boyar maddesinin SDDNP'ya adsorpsiyon kineti i ayrı ayrı incelenmi tir.

4.11.1. AR42 ve BR18 Boyarmaddelerinin Yalancı Birinci Derece Kinetik Modeli

AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin SDDNP'ye adsorpsiyonunda zamanla adsorplama kapasitesi de i imleri sırasıyla ekil 65 ve ekil 66'da verilmi tir.



ekil 65. SDDNP üzerine birim adsorbent ba ına adsorplanan AR42 miktarının zamanla de i imi (ba langıç pH 3,0, sıcaklık 37 °C, adsorbent konsantrasyonu 0,4 g/L).



ekil 66. SDDNP üzerine birim adsorbent ba 1na adsorplanan BR18 miktarının zamanla de i imi (ba langıç pH 10,0, sıcaklık 25°C, adsorbent konsantrasyonu 0,4 g/L)

ekil 65 ve ekil 66'da görüldü ü üzere SDDNP üzerine birim adsorbent ba ına adsorplanan AR42 ve BR18 boyarmaddeleri miktarları adsorpsiyon ba langıcında hızlı daha sonra yava layarak dengeye ula tı 1 gözlenmektedir.

AR42 ve BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyon kineti inin yalancı birinci derece kinetik modele uygunlu u yalancı birinci derece kinetik modelin do rusal formu olan 2.10 e itli i kullanılarak incelenmi ve farklı AR42 ve BR18'in konsantrasyonları için zamana (t) kar $1 \log(q_d - q_t)$ de erleri grafi e geçirilmi ve elde edilen grafik; hız sabiti ve regrasyon katsayı de erleri sırasıyla AR42 için ekil 67 ve Çizelge 26'da, BR18 için ekil 68 ve Çizelge 27'de verilmi tir.



ekil 67. AR42' nin SDDNP'ye adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH 3,0, sıcaklık 37°C, adsorbent konsantrasyonu 0,4 g/L)

C ₀ (mg/L)	k ₁ (1/dk)	$q_{deneysel}(mg/g)$	$q_{teorik}(mg/g)$	\mathbb{R}^2
100	0,01856	211,8639	193,2	0,991
200	0,01579	328,0356	325	0,993
300	0,01478	466,6916	461,76	0,998
400	0,01430	498,6181	510,88	0,984
500	0,01424	513,7242	579,85	0,984

Çizelge 26. AR42'nin SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik model verileri ve regrasyon de erleri



ekil 68. BR18' in SDDNP adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH 10,0, sıcaklık 25°C, adsorbent konsantrasyonu 0,4 g/L)

C ₀ (mg/L)	k ₁ (1/dk)	$q_{deneysel}(mg/g)$	q _{teorik} (mg/g)	\mathbb{R}^2
100	0,0196	143,1377	158,94	0,991
200	0,0190	256,6823	260,79	0,993
300	0,0184	315,677	342,74	0,998
400	0,0170	307,9981	383,16	0,984
500	0,0165	369,4681	428,42	0,984

Çizelge 27. BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait yalancı birinci derece kinetik model verileri ve ve regrasyon de erleri

ekil 67 ve ekil 68' de görüldü ü üzere deneysel veriler yalancı birinci derece kinetik modele oldukça uyum sa lamaktadır. Çizelge 26 ve 27'de verilen yalancı birinci derece kinetik model için regrasyon katsayılarının her iki boyarmadde için oldukça yüksek olması ve ayrıca deneysel ($q_{deneysel}$) ve teorik (q_{teorik}) olarak model denkleminden hesaplanan adsorplama kapasitesi de erleri birbirlerine oldukça yakın olması yalancı birinci derece kinetik modelin adsorpsiyon sistemine uygunlu unu ispatlamaktadır.

Lina ve ark. (2008), bir asit boyası olan AB24'ün nano/mikro boyutlu SDDNP ile giderimini ara tırmı lar reaksiyon kineti inin yalancı birinci derece kineti ine uydu unu belirtmi lerdir.

Shu ve ark.(2007), SDDNP' nin Asit Black 24 (AB24) boyasının renk giderimindeki performansını ara tırmı lar reaksiyon kineti ini yalancı birinci derece kinetik modele uydu unu ve k sabitinin 0,046-0,603 dakika⁻¹ oldu unu,

Hou ve ark., (2007), SDDNP' nin Metilen Orange, Orange I ve Orange II azo boylarına kar ı göstermi oldu u renk giderim performansını ara tırmı lardır. Reaksiyon kineti ini sıfırıncı derece kinetik model ile açıklamı lar ve dü ük pH'larda metilen orange boyasına kar ı yüksek giderim etkinli i gösterdi ini

4.11.2. AR42 ve BR18 Boyarmaddelerinin Yalancı kinci Dereceden Kinetik Modeli

AR42 ve BR18 boyarmaddelerinin yalancı ikinci dereceden kinetik modeline uygunlu u yalancı ikinci dereceden kinetik modelin do rusal e itli i olan 2.10.2 e itli inde kullanılarak yapılmı ve farklı AR42 ve BR18 konsantrasyonlarında zamana (t) kar 1 (t/qt) de erleri grafi e alınarak incelenmi ve ekil 69 ve ekil 70' de gösterilmi tir.



ekil 69. AR42' nin SDDNP adsorpsiyonuna ait yalancı ikinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH 3,0, sıcaklık 37°C, adsorbent konsantrasyonu 0,4 g/L, temas süresi 150 dakika)



ekil 70. BR18' in SDDNP adsorpsiyonuna ait yalancı ikinci derece kinetik modeli do ruları (ba langıç pH:10, sıcaklık 25°C, adsorbent konsantrasyonu 0.4 g/L, temas süresi 150 dakika)

ekil 69 ve ekil 70'den elde edilen bulgularda; AR42 ve BR18 için dü ük boyar madde konsantrasyonlarında yalancı ikinci derece kinetik modele uymadı 1, fakat konsantrasyon arttıkça (300,400,500 mg/L) yalancı ikinci derece kinetik modele uyumun dü ük konsantrasyonlara göre daha yüksek oldu u görülmü tür. Bu nedenle modele ait sabitler hesaplanmamı tır.

Literatürde Jabeen ve ark. (2011), Cr(IV)' ün SDDNP'ye adsorpsiyonunun kinetik modellere uygunlu unu incelemi ler ve hem yalancı birinci derece hem de yalancı ikinci derece kinetik modele uydu unu tespit etmi lerdir. Ayrıca yalancı birinci derece kinetik modelin yalancı ikinci derece kinetik modele göre daha uygun oldu unu bildirmi lerdir.

Li ve ark (2013), U(VI) 'un SDDNP'ye adsorpsiyonunu yalancı birinci derece ve yalancı ikinci derece kinetik modele uygunlu unu incelemi ler ve sistemin yalancı birinci derece kinetik modele göre ilerledi ini bildirmi lerdir.

Arshadi ve ark. (2014), Pb(II)'un SDDNP'ye adsorpsiyonunu yalancı birinci derece ve yalancı ikinci derece kinetik modele uygunlu unu incelemi ler ve sistemin her iki kinetik modele de uydu unu fakat yalancı birinci derece kinetik modeldeki R^2 de erlerine göre daha yüksek olmasından dolayı sistemin yalancı birinci derece kinetik modele göre ilerledi ini bildirmi lerdir.

Bangash ve ark. (2011), Asit blue'nun SDDNP'ye adsorpsiyonunu yalancı birinci derece ve yalancı ikinci derece kinetik modele uygunlu unu incelemi ler ve sistemin yalancı birinci derece kinetik modele uydu unu belirlemi lerdir.

Lv ve ark. (2012) Cr(VI)'nın SDDNP'ye adsorpsiyonunu incelemi ler ve reaksiyon kineti inin yaancı ikinci derece kinetik modele uygun oldu unu ve tepkimenin endotermik oldu unu bildirmi lerdir.

4.12. Termodinamik Çalı malar

AR42 ve BR18 boyar maddesinin SDDNP'ya adsorpsiyonu proseslerinde sıcaklı ın etkisini de erlendirmek için Gibbs serbest enerji de i imi (Δ G), entalpi de i imi Δ H ve entropi de i imi Δ S gibi termodinamik parametreler belirlenmi tir. Van't Hoff e itli ine göre belirlenen 1/T de erlerine kar ı lnK_c de erleri grafi e geçirilmi ve elde edilen do rular AR42 boyası için ekil 63' de BR18 boyası için ekil 64' de verilmi tir. ekil 63 ve 64 deki do ruların e im ve kaymasından sırasıyla Δ H, Δ S de erleri; Gibbs serbest enerji de i imi (Δ G) 2.11, 2.11.1, 2.11.2 ve 2.11.3 e itliklerinden de erleri belirlenmi ve AR42 için ekil 71 ve Çizelge 28' de, BR18 için ekil 72 de ve Çizelge 29' da verilmi tir.



ekil 71. AR42 boyasına ait Van't Hoff e itli i ile elde edilen do rular (ba langıç boyar madde konsantrasyonu 650 mg/L pH: 3, adsorbent konsantrasyonu : 0,4 g/L, temas süresi 120 dakika)



ekil 72. BR18 boyasına ait Van't Hoff e itli i ile elde edilen do rular (ba langıç boyarmadde konsantrasyonu 400 mg/L, pH: 10, adsorbent konsantrasyonu : 0,4 g/L, temas süresi 150 dakika)

T(K)	$\Delta G(J/mol)$	$\Delta H(J / mol)$	$\Delta S(J / mol)$
298	-87,33		
303	-1060,68	-48546,30	-163,37
308	-1717,55		
313	-1386,47		
318	-462,89	-34182,68	-105,38
328	296,26		

Çizelge 28. AR42'nin SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait termodinamik parametreler

Çizelge 29. BR18'in SDDNP'ya adsorpsiyonuna ait termodinamik parametreler

T(K)	$\Delta G(J / mol)$	$\Delta H(J / mol)$	$\Delta S(J / mol)$
298	-87,33		
303	-1060,68		
308	-1717,55	-55406,99	-183,07
313	-1386,47		
318	-462,89		

Çizelge 28' den elde edilen bulgularda; 298 - 308 K arasında <0 oldu u görülmektedir. Bu durum AR42' nin SDDNP'ya adsorpsiyonunun ekzotermik oldu u, Gibbs enerji sabitinin tüm sıcaklıklarda negatif oldu u ve bu duruma göre tepkimenin dı arıdan bir etki gerekmeksizin kendili inden gerçekle ti i, entropinin <0 oldu u için stabil bir sistem oldu u belirlenmi tir.

Çizelge 29' dan elde edilen bulgularda; BR18 için Gibbs enerji sabitinin tüm sıcaklık de erleri için negatif oldu u ve bu duruma göre tepkimenin dı arıdan bir etki gerekmeksizin kendili inden gerçekle ece i, entalpinin negatif oldu u ve tepkimenin egzotermik bir tepkime oldu u, entropinin ise <0 oldu u ve bu duruma göre stabil bir sistem oldu u belirlenmi tir.

5. SONUÇLAR VE ÖNER LER

Bu çalı mada sıfır de erlikli demir nanopartikülün üretimi, optimizasyonu ve AR42 ve BR18 boyalarına adsorpsiyonu incelenmi tir.

SDDNP üretim parametrelerini optimize etmek için demir konsantrasyonu, sodyum bor hidrür konsantrasyonu, HTAB konsantrasyonu, karı tırma hızı, Sodyum bor hidrür aktarım hızı ve sıcaklı ın etkisi belirlenerek optimum ko ullar olu turulmu tur. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP için; SEM, ZetaSizer, XRD, XRF, FT-IR analizi yapılmı Adsorpsyon çalı maları kesikli sistemde gerçekle tirilmi tir. SDDNP'ya AR42 ve BR18'in adsorpsiyonu; ba langıç pH'ı, ba langıç boyar madde deri imi, sıcaklık, çalkalama hızı ve adsorbent deri imi parametre olarak incelenmi ayrıca denge, kinetik ve termodinamik parametreler belirlenmi ve bu çalı malarda elde edilen sonuçlar maddeler halinde a a ıda verilmi tir.

1. SDDNP üretiminde yüzey aktif madde olarak kullanılan HTAB'ın oldukça iyi bir yüzey aktif madde oldu u ve 0,0001 M' lik konsantrasyonun SDDNP' ın tanecik boyutunu 84,46 nm' den 32 nm' ye dü ürdü ü gözlemlenmi tir. Olumlu etkilerine kar 1 HTAB'ın belirlenen miktardan fazla kullanılması numunenin tanecik boyutunu küçültmek yerine artırdı 1 belirlenmi tir.

2. Demir ve sodyum bor hidrür konsantrasyonun e it oldu u durumlarda taneci in az olu tu u ve boyutunun büyük oldu u, demir ile sodyum bor hidrür konsantrasyonun 1:4 oranında kullanılması ile en küçük tane boyutuna ula ılmı tır (18,17nm). Bor hidrür konsantrasyonun 1 M' a artması ile SDDNP'ın tanecik yapısının bozuldu u ve taneciklerin agregasyon e ilimi gösterdi i belirlenmi tir.

3. Sodyum bor hidrür ekleme hızının SDDNP üretiminde önemli bir parametre oldu u görülmü tür. Yüksek hızlarda SDDNP taneciklerinin kümelendi i ve daha büyük taneler olu tu u belirlenmi tir. Dü ük aktarım hızlarında ise (0,1 rpm) karı tırma hızının artırılması gerekti i belirlenmi tir.

4. Dü ük karı tırma hızlarında SDDNP'ın kümelendi i, kümelenmenin artmaması için karı tırma hızının belirli oranda artırılması gerekti i fakat çok yüksek

karı tırma hızlarınında malzeme boyutuna pozitif bir katkı sa lamadı ı belirlenmi tir.

5. Sıcaklı ın SDDNP üretiminde öneminin çok büyük oldu u anla ılmı tır. Sıcaklık arttıkça tane boyutunun büyüdü ü 45 °C' de tanecik boyutunun nanometre ölçe inin üzerine çıktı ı belirlenmi tir. Deney kendi sıcaklı ında (yakla ık 10°C) bırakıldı ındatanecik boyutu anlamında olumlu sonuçlar elde edilmi tir.

6. SDDNP' ın izoelektrik noktasını belirlemek amacıyla pH 2,0-12,0 arasında zeta potansiyel ölçülmü ve sentezlenen SDDNP'nin izoelektrik noktası 8,5 olarak bulunmu tur.

7. SDDNP için optimum üretim ko ullları 0,05 M FeCl_3 , 0,2 M NaBH_4 , 0,0001 M HTAB, 400 rpm karı tırma hızı, 1 rpm NaBH_4 ekleme hızı, 10°C sıcaklık ve pH 6,85 olarak belirlenmi ve bu optimum ko ullarda 1:1 (FeCl₃:NaBH₄) hacimsel oranında adsorpsiyon için SDDNP üretimi yapılmı tır.

8. Optimum ko ullarla üretilen SDDNP' in SEM analizinde boyutları monodisperse yakın 10-40 nm arasında oldu u belirlenmi tir.

9. Optimum ko ullarda üretilen SDDNP'ın EDX analizinde %72.02 Fe , % 13.06 O ve % 5.36 B elementi bulunmu tur.

10. XRD analizinde 1,54 kV' da 2 θ ' da 10°–100° arasında tarama yapılarak XRD kütüphanesine girilen SDDNP pdf kartıyla SDDNP'ın 45,233° ve 82,3°' de pik verdi i gözlemlenmi tir.

Optimum artlarda üretilen SDDNP'ın Zeta Sizer analizinde 18,17 39,51 nm aralı ında ölçülmü tür.

12. Optimum artlarda üretilen SDDNP'ın BET yüzey analizinde yüzey alanı 7,7931 m²/g olarak bulunmu tur.

13. FT-IR analizinde 1380 cm⁻¹' de FeO pikleri görülmü tür. Bunun yanı sıra 750 cm⁻¹'de SDDNP pikleri bulunmu tur. 1650 cm⁻¹ C=C, 1333 cm⁻¹ C-OH, 1255 cm⁻¹ de C=O ve 1077 cm⁻¹ de alkoksi (C-O) yapılarından sinyal alınmı tır.

14. AR42 ve BR18' in RSM ile optimizasyonunda her iki boya için Kuadratik modelin uygun oldu u belirlenmi tir. Ayrıca her iki boya için ANOVA istatiksel hesaplamada sinyal de erinin 4 den büyük oldu u ve modelin kusursuz oldu u saptanmı tır.

15. AR42 boyası için test edilen de i kenlerde en etkili de i kenin ba langıç boyar madde deri imi oldu u, sıcaklık artı ının adsorpsiyonu olumsuz etkiledi i görülmü tür.

16. AR42 için tüm parametreler gözönüne RSM paket pro ramında alındı ında optimum adsorpsiyon ko ulları; Sıcaklık 38,12°C, pH 3,83, hız 2,60, boya konsantrasyonu 900 mg/L, SDDNP miktarı 0,2 g olarak belirlenmi tir.

17. BR18 boyasi için test edilen de i kenlerde en etkili de i kenin ba langıç boyar madde deri imi oldu u belirlenmi tir. Ayrıca BR18'in gideriminin AR42 'ye göre daha dü ük oldu u ve BR18'in AR42'ye göre dengeye ula ma süresinin daha fazla oldu u görülmü tür.

18. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda her iki boyar madde için ba langıç boyar madde konsantrasyonun artmasıyla adsorplama kapasitesinin arttı 1 daha konsantrasyon arttıkça dengeye geldi i belirlenmi tir.

19. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda her iki boyar madde için adsorbent miktarı arttıkça giderim oranı dü mü tür. Bunun nedeni adsorbent miktarı arttıkça adsorbentin agregasyona daha meyilli olmasıdır. AR42' için adsorbent miktarı 0,2 g' den 1,0 g' e artırıldı ında birim adsorbent kütlesinde adsorplanan boya miktarının 1237mg/g' dan 319 mg/g' a bazik boyada ise 350 mg/g dan 244 mg/g'a dü tü ü belirlenmi tir.

20. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda AR42 boyasının pH arttıkça giderimin azaldı 1, BR18 boyasının pH arttıkça giderimin arttı 1 ve pH 10'dan sonra dengeye geldi i görülmü tür.

21. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda çalkalama hızı arttıkça adsorplama kapasitesinin çok az da olsa artı gösterdi i saptanmı tır.

22. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda, Her iki boya için farklı sıcaklık de erlerinin etkisi; AR42' nin yakla ık 35 °C 'ye kadar adsorpsiyonunun arttı 1 35 °C üstüne çıkıldı ında adsorpsiyonun dü tü ü belirlenmi tir. Bunun nedeninin boyarmadde moleküllerinin hareketlili inin artması ve ayrıca adsorbent yüzeyindeki aktif bölgelerin artması oldu u dü ünülmektedir. BR18'in ise en yüksek adsorpsiyonunun dü ük sıcaklıklarda oldu u ve sıcaklık arttıkça adsorpsiyonun dü tü ü saptanmı tır. Ayrıca her iki boya için yüksek sıcaklı ın adsorpsiyonu negatif yönde etkiledi i belirlenmi tir.

23. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda denge modellemesi yapıldı ında her iki boya için Langmuir izoterm modeline uygunluk için R² de erlerinin 0,99 dan büyük oldu u saptnmı tır. Buna göre her iki boyanın SDDNP'ya adsorpsiyonu tek tabaka adsorpsiyon prensibine uygun olarak yürüdü ünü göstermektedir. Her iki boya için Langmuir zoterm modelinin prosesi açıkladı ı belirlenmi tir.

24. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda denge modellemesi Freundlich izoterm modeline göre de yapılmı, heriki boya için modelden elde edilen R² de erleri yüksek olmasına ra men Langmuir modelinkinden dü üktür. Bu durum AR42 ve BR18' in SDDNP'ya adsorpsiyon proseslerinin tek tabakalı prosese daha uygun oldu unu göstermektedir.

25. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda adsorpsiyon kineti i ara tırılmı ve her iki boya için yalancı birinci derece kinetik modele yalancı ikinci mertebe kinetik modelden çok daha iyi uyum sa lamı tır.

27. AR42 ve BR18'in SDDNP'ye adsorpsiyonunda termodinamik çalı malarda; AR42 için; 313-328 K arasında $\Delta H < 0$ oldu u görülmektedir. Bu durum AR42' nin SDDNP'ya adsorpsiyonunun ekzotermik oldu unu Gibbs enerji sabitinin 328 K hariç tüm sıcaklıklarda negatif oldu u ve bu duruma göre tepkimenin dı arıdan bir etki gerekmeksizin kendili inden gerçekle ti i, Entropinin ise 313-328 K aralı ında <0 oldu u için stabil bir sistem oldu u belirlenmi tir. BR18 için, Gibbs enerji sabitinin tüm sıcaklık de erleri için negatif oldu u ve bu duruma göre tepkimenin dı arıdan bir etki gerekmeksizin kendili inden gerçekle ece i, Entalpinin negatif oldu u ve tepkimenin egzotermik bir tepkime oldu u, Entropinin ise <0 oldu u ve bu duruma göre stabil bir sistem oldu u belirlenmi tir.

Tüm bu sonuçlar göz önüne alındı ında SDDNP'ın AR42 ve BR18 için iyi bir adsorbent oldu u ve endüstriyel anlamda da de erlendirilmesi gerekti i, tekstil endüstrisindeki atık boyaların arıtılması amacıyla kullanılması gerekti i, üretimin optimize edilmesinin endüstriyel anlamda dü ünüldü ünde çok maliyetli olmadı 1 ve SDDNP'ın üretiminin endüstriyel anlamda da yapılması gerekti i ve bu konu ile ilgili alt yapı çalı malarının olu turularak tekstil endüstrisine kazandırılması artan atık yönetim ve çevre standartları dü ünüldü ünde oldukça önemlidir.

KAYNAKLAR

- Abak, H., "Sulu Çözeltilerden Metilen Mavisinin Fındık Kabu u Yüzeyine Adsorpsiyon ve Adsorpsiyon Kineti i ", Balıkesir Üniversitesi, F.B.E., Kimya Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi (2008).
- Akar ., Teorik ve deneysel titre im spektroskopisi yardımıyla 5-kloro-8 hidroksikinolin ve Zn ve Mn komplekslerinin incelenmesi, Kilis 7 Aralık Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Fizik Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, Kilis, (2011).
- Aksoy, Ö., "Sulu Çözeltiden Bazı Boyar Maddelerin ve Bakır Metalinin Uzakla tırılmasında Yeni Bir Adsorbent Olarak Nar Posasının De erlendirilmesi", Dicle Üniversitesi, F.B.E., Kimya Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, (2012).
- Al Amri L. S. A. A., Subhi M. H. H. A. and Namdeti R., Comparison Studies for the removal of Methylene Blue from aqueous solution using Tea and Coffee powder, International Journal of Chemical Technology Research, 6: 619 -627, (2014).
- Altınok E., laç ve membran yapımında kullanılan bazı aromatik bile iklerin asitlik sabitlerinin potansiyometrik ve spektrofotometrik olarak tayini, Gaziosmanpa a Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Kimya Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, Tokat, (2006).
- Almeelbi T., Bezbaruah, Aqueous phosphate removal using nanoscale zero-valent iron, Journal of Nanopart Research, 14:900, (2012).
- Allabaksh M., Mandal B., Keserla M., Kumar S., Reddy P.S., Preparation of Stable Zero Valent Iron Nanoparticles using different Chelating Agents, Journal of Chemical and Pharmaceutical Research, 2(5),67-74
- Anderson W., Kozak D., Coleman V., Jamting A., Trau M., A comparative study of submicron particle sizing platforms : Accuracy, precision and resolution analysis of polydisperse particle size disturbutions, Journal of Colloid and Interface Science, 405, 322-330, (2014).
- Arabi S., Sohrabi MR., Experimental design and response surface modelling for optimization of vat dye from water by nano zero valent iron (SDDNP), Acta Chminica Slovenica, 60(4): 853-60, (2013).
- Arabi S., Sohrabi M.R., Removal of methylene blue, a basic dye, from aqueous solutions using nano-zerovalent iron, Water Science Technology, 70.1, (2014).
- Aras Ü., Borlu aktif belit çimentolu betonların taramalı elektro mikroskop ve XRD 1 ınlarıyla analizi, Atatürk Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, n aat Mühendisli i Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, Erzurum, (2011).

- Arshadi M., Soleymanzadeh M., Salvacion J.W., Salimi V., Nanoscale zero valent iron (SDDNP), supported on sineguelas waste for Pb(II) removal from aqueous solution; kinetics, thermodynamic and mechanism, Journal Colloid Science, 15,426-441,51,(2014).
- Arturo A., Kendra G., Miller R, Hunter S., Toxicity of Nano Zero Valent Iron to freshwater and marine organism, Research Article, DOI: 10.371/0043983, (2012).
- Arvaniti O., Hwang Y., Andersen H.R., Athanasios S., Nikaloas S., Aloupi M., Reductive Degradation of Perfluorinated Compounds in Water using Mg aminoclay coated Nanoscale Zero Valent Iron, Chemical Engineering Journal, Volume 262, 15. (2015).
- Asil S., Demir cevheri numunelerinde x-1 111 floresans yöntemiyle molibden ve kalay tayini, stanbul Teknik Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Kimya Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, stanbul, (2007).
- Aulia, F., "Çöktürme Yönteminin Kullanıldı 1 Boya Atıksu Arıtma Sisteminin Kendinden Ayarlamalı PID Kontrol ile pH Kontrolü", Ankara Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Yüksek Lisans Tezi, (2010).
- Ayob A., Norli I., Tjoon T.T., Abdullah A.Z., Immobilization Of Cu2+ Using Stabilized Nano Zero Valent Iron Particles In Contaminated Aqueous Solutions, Environment Protection Engineering, Vol 38, (2012).
- Bangash F. K., Gul S., Removal of Acid Dye from Water by Nano Zero Valent Iron, Journal of Chemical Society of Pakistan, 34(5)- 1279-1285, (2012).
- Bansal, P., Singh, D., Sud, D., "Photocatalytic degradation of azo dye in aqueous TiO2 suspension: reaction pathway and identification of intermediates products by LC/MS", Sep Purif Technol., 72.357–365, (2010)
- Baylan, N., "Bentonit ve Üzüm Çekirde i Aktif Karbonun Tekli ve Çoklu yon Sistemlerindeki Adsorpsiyon Özelliklerinin ncelenmesi ", stanbul Teknik Üniversitesi, F.B.E., Kimya Mühendisli i Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, (2013).
- Bayraktar, E., Nano yapıdaki demir bile iklerinin üretimi, Ankara Üniversitesi, Bilimsel Ara tırma Projesi, Proje No: 2003-007-45-021, Ankara, (2003).
- Bezbaruah N., Crisholm B., Effective delivery of iron nanoparticles by Amphiphilic Polysiloxane Graft Co- polymeric Vehicles for groundwater remedation(Phases I,II,II), Nasa Project, (2008).
- Bigg T., Judd S.J., Kinetics of reductive degradation of azo dye by zero valent iron, Journal of the chemical society, 79, (B), (2001).
- Bokare A., Chikate R.C., Rode V.C., Paknikar K., Iron-nickel bimetallic nanoparticles for reductive degredation of azo dye Orange -g in aqueous solution, Applied Catalysis B: Environmental, 79,270-278, (2008).

- Boparai H., Joseph M., Carroll D.M., Kinetics and thermodynamics of cadmium ion removal by adsorption onto nano zerovalent iron particles, Journal of Hazardous Materials, 458-465, (2011).
- Box, G.E.P. and Wilson, K.B., "On the experimental attainment of optimum conditions", Journal of Royal Statistical Society, Series B,13 -1, (1951).
- Crane, R.A. and Scott, T.B., "Nanoscale zero-valent iron: Future prospects for an emerging water treatment technology", Journal of Hazardous Materials., 211–212 112–125, (2012).
- Chrysochouu M., Guire M., Dehal G., Transport Characteristics of Green-Tea Nanoscale Zero Valent Iron as a Function of Soil Mineralogy, Chemical Engineering Transaction, Vol 28, (2012).
- Da delen, S., "Remazol Brilliant Blue R Boyasının Sulu Çözeltiden Uzakla tırılması çin Zeytin Posasının (Prina) Adsorbent Olarak Kullanımının Ara tırılması", Kilis 7 Aralık Üniversitesi, F.B.E., Kimya Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, (2012).
- Demirezen B., Polimerik azometin bile ikleri ve geçi metal komplekslerinin XRF ve XRD ile incelenmesi, Kahramanmara Sütçü mam Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Fizik Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, Kahramanmara .(2014).
- Desalagn B., Mallavarapu M., Chen Z., Naidu R., Green Synthesized SDDNP Enhanced Persulfate Oxidation of Petroleum Hydrocarbons, International of Conference on Nanotechnology Fundamental and Applications, Paper no 84, (2014).
- Durak G., CoMnGe_{1-x}Ga_x sistemlerinin $0 \le x \le 0.1$ bile ikleri için yapısal, ısısal, manyetik ve manyetokalorik özelliklerinin incelenmesi,Ankara Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Fizik Mühendisli i Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, Ankara (2010).
- Efecan N., Shahwan T., Ero lu A.E., Lieberwirth I., Characterization of the uptake of aqueous Ni²⁺ ions on nanoparticles of zero valent iron (SDDNP), Desalination, 249, 1048-1054, (2009).
- Erkurt F. E., "Reaktif Boyar Maddelerinin Canlı Aktif Çamur Biyokütlesi Tarafından Adsorplanabilme Özelliklerinin ncelenmesi", Çukurova Üniversitesi, F.B.E., Çevre Mühendisli i Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi (2006).
- Fan J., Guo Y., Wang J., Fan M., Rapid decolorization of azo dye methyl orange in aqueous solution by nanoscale zero valent iron nanoparticles, Journal of Hazardous Materials, (166), 904-910, (2009).

- Feng H., Dongye Z., Manipulating the size and dispersibility of zero valent iron nanoparticles use of carboxymethyl cellulose sabilizers, Environmental Science Technology, 41, 6216-6221, (2007).
- Goldstein N., Greenlee F. L., Influence of synthesis parameters on iron naoparticle size and zeta potential, Journal of Nanopart Research, 14:760, (2012).
- Giasuddin A.B.M., Kanel S.R., Choi H., Adsorption of Humic Acid onto Nanoscale Zerovalent Iron and Its Effect on Arsenic Removal, Environmental Science Technology, 41, 2022-2027, Korea,(2007).
- Güler,S.H. ve Aksoy, M., Yüksek Enerjili Bilyeli Ö ütme ve Tavlama Yöntemi ile Bor Nitrür Nanotüplerin Sentezlenmesine Tavlama Süresinin Etkisi, Gazi Üniversitesi, Fen Bilimleri Dergisi, Part C, Tasarım Teknolojisi, Part C1 (1):29-35, (2013).
- Gürbüz., A.A., Magnetik Nanopartiküller ile Sulu Çözeltilerden Krom Giderilmesi, Yıldız Teknik Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Yüksek Lisans Tezi, stanbul, (2007).
- Hashim, M.A., Remediation technologies for heavy metal contaminated groundwater, Volume 92, Issue 10, Pages 2355-2388, (2011).
- He Y., Gao J.F., Feng F.Q., Liu, C., Peng Y.Z., Wang S. Y., The comparative study on the rapid decolorization of azo, anthraquinone and triphenylmethane dyes by zero valent iron, Chemical Engineering Journal, 179,8-18, (2012).
- Ho Y.S., McKay G., Pseudo-second order model for sorption processes, Process Biochemistry, 34,451-465, (1999).
- Hou M., Li F., Liu X., Wang X., Wan H., The effect of substituent groups on the reductive degredation of azo dyes by zero valent iron, Journal of Hazardous Material, 145, 305-314, (2007).
- Hsu Chiang K., Chen Chi M., Wei Ping C., Siu Ming Y., Hsin Ho W., Tzong Ming L., Synthesis thermal mechanical and rheological properties of multiwall carbon nanotubes/waterborne polyurethane nanocomposite, Composites Science Technology, Volume 65-11,12, 1703-1710,(2005).
- Hwang Y., Younf C.L., Mines Y., Anderson R., Nanoscale zero valent iron (SDDNP) synthesis in a Mg- aminoclay solution exhibits increased stability and reactivity for reductive decontamination, (2013).
- Kapdan, .K. and Oztekin R., "Decolorization of textile dyestuff Reactive Orange 16 in fedbatch reactor under anaerobic condition", Enzyme and Microbial Technology,33, 231–235, (2003).
- Kayacan S., Kömür ve koklarla sulu çözeltilerden boyar maddelerin uzakla tırılması, Ankara Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Kimya Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, (2007).

- Khani A., Sohrabi MR., Khosravi M., Davallo M., Enhancing purification of an azo dye solution in nanosized zero valeent iron-ZnO photocatalyst system using subsequent semibatch packed-bed reactor, Turkish Journal od Engineering& Environmental Science, 37:91-99 (2013).
- Krajangpan S., Jarabek L., Jepperson J., Report as of FY2007 for 2007 ND150B: "Effective Delivery of Iron Nanoparticles by Amphiphilic Polysiloxane Graft Copolymeric Vehicles for Groundwater Remediation, Biennal Joint Conference, (2007).
- Kılıç G., Karahan A., FT-IR spektroskopisi ve laktik asit bakterilerinde kullanılması, Gıda, 35-6: 445-452, (2010).
- Li L., M. Fan, Brown, R.C., J.V. Leeuwen, J. Wang, W. Wang, Y. Song, P. Zhang, Synthesis, properties, and environmental applications of nanoscale ironbased materials: a review, Crit. Rev. Environ. Sci. Technol., 36-405–431, (2006).
- Lina, Y.T., Chih-HuangWengb, Fang-Ying Chena Separation and Purification Technology Effective removal of AB24 dye by nano/micro-size zero-valent iron, 64 26–30, (2008).
- Liu, Y., Majetich, S.A., Tilton, R. D., Sholl, D. S. ve Lowry, G. V., "TCE Dechlorination Rates, Pathways, and Efficiency of Nanoscale Iron Particles with Different Properties", Environ. Sci. Technol., 39:1338-1345, (2005).
- Lv Li., Xu J., Jiang G., Tang J., Xu X., Highly active nanoscale zero valent iron (nZVI)- Fe₃O₄ nanocomposites for the removal of chromium(VI) from aqueous solutions, Journal of Colloid Interface, 1: 369(1) 460-9, (2012).
- Manuel D, Flux Selection Criteria for XRF Analysis, Durham Conference on X-ray Analysis (1998).
- Manu, B. and Chaudhari, S., "Anaerobic decolorisation of simulated textile wastewater containing azo dyes", Bioresource Technology, 82, 225-231, (2002).
- Maohong F., Rapid decolorization of azo dye methyl orange in aqueous solution by nanoscale zerovalent iron particles, Journal of Hazardous Materials, (2009).
- Mitra R., Bhattacharya S., Physicochemical insights in supramolecular interaction of fullerenes C60 and C70 with a monoporphyrin in presence of silver nanoparticles
- Montgomery., D.C., Experimental design for product and process design and development, The Statistian, 48,2,159-77, (1999).
- Nam S., Tratnyek P.G., Reduction of azo dyes with zero valent iron, Water Research, Vol 34, No 6, 1837-1845, (2000).
- Nas M. Z., Tekstil boyalarının sulu çözeltilerden adsorpsiyon yöntemiyle giderimi, Gebze Yüksek Teknoloji Enstitüsü, Mühendislik ve Fen Bilimleri Enstitüsü, Kimya Ana Bilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, (2006).
- Oropeza, S., Corea, M, C. Gomez-Yanez, C, Cruz-Rivera, J.J., M.E. Navarro-Clemente, ME, Zero-valent iron nanoparticles preparation, Materials Research Bulletin 47 1478–1485, (2012).
- Öztürk B., Metal katkılı karbon aerojel üretimi ve elektrokimyasal özelliklerinin incelenmesi, Gazi Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Kimya Mühendisli i Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, Ankara, (2012).
- Pan J., Cheng Y., Wei Y., Preparation and characterization of SDDNP-MCM-48 mesoporous molecular sieves and its mechanism for treatment of metylene blue waste water, Desalination and water treatment, (2014).
- Poursaberi T., Konoz E., Sarrafi Mohsen A. H., Hassanisadi M., Application of nanoscale zero valent iron in the remediation of DDT from contaminated water, Chemical Science Transation, 1(3), 658-668 (2012).
- Prabu D., Parthiban R., Synthesis and Characterization of Nanoscale Zero Valent Iron (SDDNP) Nanoparticles for Environmental Remediation, Asian Pharma Technologies, Vol4, Issue 3, 181-184, (2013).
- Prema, S., Thangapandian, M., Selvarani, S., Subharanjani, Color removal efficiency of dyes using nanozerovalent iron treatment, Toxicological & Environmental& Chemistry, 3:10, 1908-1917, (2013).
- R. Sitko and B. Zawisza, Determination of High Zn and Pb Concentrationsin Polluted Soils Using Energy-Dispersive X-ray Fluorescence Spectrometry. Polish Journal of Environmental Studies 13, 91-96, (2004).
- Rahman N., Abedin Z., Hossain M.A., Rapid degradation of azo dyes using nanoscale zero valent iron, American Journal of Environment Science, 10(2): 157-163, (2014).
- Rahmani A.R., Ghaffari H.R., Samadi M.T., A Comparative Study On Arsenic (III) Removal From Aqueous Solution Using Nano And Micro Sized Zero-Valent Iron, Iran Journal of Environmental Health, Science, Vol8, No2, pp 175-180, (2011).
- Rasheed Q., Pandian K., Muthukumar K., Treatment of petroleum refinery wastewater by ultrasound-dispersed nanoscale zero-valent iron particles, Ultrasonics Chemistry, 18, 1138-1142, (2011).
- Roth, P., Particle synthesis in flames, Proceedings of Combustion Instute, 31,1773-1788, (2007).

- Schmid D., Wagner S., Velimirovic M., Laumann S., Micic V., Hoffman T., Enhancement of stability of various SDDNP suspensions used in groundwater remediation with environmentally friendly organic stabilizers, Geophysical Research Abstracts, (2014)
- Sergeev, B.E., Nanochemistry, Elsevier B.V., Amsterdam, Netherlands, (2006).
- ener M., Mekanik aktivasyonunun jipsin 1s1l davranı 1na etkisi, nönü Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Maden Mühendisli i Anabilim Dalı, Yüksek Lisans Tezi, Malatya, (2012).
- Shu, H.Y., Chang C.M., Yu H.H., Chen H.W., Reduction of an azo dye Acid Black 24 solution using synthesized nanoscale zerovalent iron particles, Journal of Colloid and Interface Science, 314, 89-97 (2007).
- Singh R., Misra V., Singh R., Synthesis, characterization and role of zero valent iron nanoparticle in removal of hexavalent chromium from chromium-spiked soil, Journal of Nanopart Research, 13: 4063-4073, (2011).
- Sirk M., Saleh N.B., Phenrat T., Kim H.J., Dufour B., Jeongbin O., Golas P.L., Matyjaszewski K., Lowry G., Tilton R.D., Effect of adsorbed olyelectrolytes on nanoscale zero valent iron particle attachment to soil surface, Environmental Science Technology, (2009).
- Skoog D.A., Holler F.J., Fundamentals of analitical chemistry, sound. coll. pub., USA, (1996).
- Sun Y.P., Li X., Cao J., Zhang W., Wang H.P., Characterization of zero valent iron nanoparticles, Advances in Colloid and Interface Science, 120, 47-56, (2006).
- Sun Y.P., Xiao Q.L., Zhang W. X., Wang H. P., A method for the preparation of stable dispersion of zero valent iron nanoparticles, Colloid and Surfaces, 308,60-66 (2007).
- Thompson J., Chisholm B., Acthinyah B., Reductive Dechlorination of Chloroacetanilide Herbicide (Alachlor) Using Zero-Valent Iron Nanoparticles, Environmental Engineering Science, (2010).
- Üzüm Ç., Shahwan T., Ero lu A. E., Lieberwirth I., Scott T.B., Hallam K.R., Application of zero valent iron nanoparticles for the removal of aqueous Co²⁺ ions under various experimental conditions, Chemical Engineering Journal, 144, 213-220, (2008).
- Wang Q., Sushil R. K., Park H., Anna R., Choi H., Controllable synthesis, characterization, and magnetic properties of nanoscale zerovalent iron with specific high Brunauer–Emmett–Teller surface area, Journal of Nanopart Research, 11,749-755, (2009).

- Wijesekara S., Basnayake B., Vithanage M., Organic-coated nanoparticulate zero valent iron for remediation of chemical oxygen demand (COD) and dissolved metals from tropical landfill leachate, Environmental Science Pollute Research, DOI: 10.1007S11356-014-2625-1, (2014).
- Zaki, A., Processing and Synthesis Techniques for the Preparation of Nanomaterials. http:// www. azonano.com/details.asp?ArticleID=170, (2008).
- Zhang, W. and Elliot, D.W., Applications of Iron Nanoparticles for Groundwater Remediation. *RemediationSpring*, 7-21, (2006).
- Zhang, W., Nanoscale Iron Particles for Environmental Remediation: An Overview, Journal of Nanoparticle Research, 5:323-332. (2003)
- Zhou Z., Chaomeng D., Xuefei Z., Zhao J., Zhang Y., The removal of antimony novel SDDNP- Zeolite: the Role of Iron Transformation, (2015).

ÖZGEÇM VE ESERLER L STES

Adı Soyadı: Utku Bulut M EK

Do um Tarihi: 08/08/1989

Ö renim Durumu: Yüksek Lisans

Derece	Bölüm/Program	Üniversite	Yıl
Lise	Fen	Özel Gündo du Lisesi	2004-2007
Lisans	Orman Endüstri Mühendisli i	K.T.Ü.	2007-2011
Yüksek Lisans	Orman Endüstri Mühendisli i	K.T.Ü.	2011-2013
	A.B.D.		
Yüksek Lisans	Nanoteknoloji ve leri	Mersin	2012-2015
	Malzemeler		

ESERLER (Makaleler ve Bildiriler)

1. SIMSEK U. B., YILDIZ S., Resistance to Decay Fungi of Scots Pine Impregnated with Natural and Chemical Preservatives, IRG/WP 14-30650, 14-05-11/15, St George, Utah, USA (2014).

2. YILDIZ, S., YILDIZ, Ü. C., YILMAZ, A., M EK U. B., EN, S., Mobilyaya Arız Olan Böceklerle Çevre Dostu Mücadele "Mobilya Arge Proje Pazarı, Aralık, Mersin (2014).

3. M EK, U. B., TURAB K, M., Sıfır De erlikli Demir Nanopartikül Sentezi ve Çe itli Sentez Parametrelerinin Parçacık Boyutu ve Yapısı Üzerine Etkileri. V. Ulusal Anorganik Kimya Kongresi, 2015-04-22, 2015-05-25,Mersin Üniversitesi/Mersin, (2015).