



<http://dx.doi.org/10.7240/ MJS.2014266162>

Sünger Filtre İle Çamur Yoğunlaştırmada Ozonun Etkisi ve Maliyet Analizi

Orhan GÖKYAY^{1*}, Samet ÇIRAK²

¹ Marmara Üniversitesi, Mühendislik Fakültesi, Çevre Mühendisliği Bölümü, 34672, Kadıköy /İSTANBUL

² Marmara Üniversitesi, Fen Bilimleri Enstitüsü, Çevre Mühendisliği Bölümü, 34672, Kadıköy /İSTANBUL

ÖZET

Atık sulardan kaynaklanan çamurların uzaklaştırılması atıksu mühendisliği sahasının en zor ve en pahalı problemi olmaya devam etmektedir. Atıksu arıtma tesisleri, kullanılan sisteme göre ön çöktürme çamuru, aktif çamur, kimyasal çamur veya anaerobik çamur gibi farklı çamurlar üretmektedir. Bu artık çamurlar, uzaklaştırılmadan önce hacimlerinin azaltılması ve stabilize hale getirilmesi gibi işlemlere tabi tutulmak zorundadırlar. Bunun için genellikle kullanılan yöntemler koşullandırmayla birleştirilmiş yoğunlaştırma ve susuzlaştırmadır.

Çamur yoğunlaştırma ve susuzlaştırma ya büyük bir ilk yatırım ya da büyük bir yüzey alan gerektirmektedir. Bundan başka, mekanik ekipmanlar susuzlaştırma işleminden önce polimer takviyesine ihtiyaç duymaktadırlar. Kullanılan polimerlerin masrafı mekanik yoğunlaştırma ve susuzlaştırmayı ekonomik olmaktan uzaklaştırmaktadır.

Bu çalışmada sünger filtre ile çamur yoğunlaştırma ve susuzlaştırmada ozonun etkisi araştırılmış, ayrıca maliyet analizi yapılmıştır. Polimer ilavesi ile daha yoğun ve daha susuz bir çamur elde etmek mümkündür ve bunun ilk yatırım maliyeti ozonlama sistemine göre daha düşüktür. Fakat ozonun benzer etkiyi gösterdiği anlaşılmış olup, 11 yıl sonra çamuru ozonlamanın daha ekonomik olacağı anlaşılmıştır.

Anahtar Kelimeler: Çamur yoğunlaştırma, Sünger Filtre, Çamur Ozonlama, Çamur Susuzlaştırma, Ozonlama Maliyeti

ABSTRACT

The ultimate disposal of wastewater sludge (biosolids) continues to be one of the most difficult and expensive problems in the field of wastewater engineering. Wastewater treatment plants generate different sludges, like primary settled sludge, waste activated sludge, chemical sludge and anaerobic sludge, according to their operating systems. These excess sludges have to be managed by reducing their volume and stabilizing them before their ultimate disposal. Generally used volume reduction methods are thickening and dewatering that are usually coupled with conditioning.

Sludge thickening and dewatering require either a big capital investment or a big surface area. Moreover, most of the mechanical dewatering technologies use polymers to condition the sludge before dewatering. These polymers have high cost rendering the mechanical dewatering uneconomical.

It is possible to handle more thickened and dewatered sludge by adding polymer and initial cost of this system is lower than ozonation system. However it was found that ozonation had same effect and it would be more economical than polymer system after 11 years.

Keywords: Sludge thickening, Foam filtration, Sludge ozonation, Sludge dewatering, Cost of Ozonation

* Sorumlu yazar: Orhan GÖKYAY, orhan.gokyay@marmara.edu.tr

GİRİŞ

Atık sulardan kaynaklanan çamurların uzaklaştırılması atıksu mühendisliği sahasının en zor ve en pahalı problemi olmaya devam etmektedir. Atıksu arıtma tesisleri, kullanılan sisteme göre ön çöktürme çamuru, aktif çamur, kimyasal çamur veya anaerobik çamur gibi farklı çamurlar üretmektedir. Bu artık çamurlar, uzaklaştırılmadan önce hacimlerinin azaltılması ve stabilize hale getirilmesi gibi işlemlere tabi tutulmak zorundadırlar. Bunun için genellikle kullanılan yöntemler koşullandırmayla birleştirilmiş yoğunlaştırma ve susuzlaştırmadır.

Atıksu arıtımı yüksek miktarda çamur oluşumuyla beraber, oluşan bu çamurun tesisten uzaklaştırılması için ciddi maliyet artışlarını da beraberinde getirir. Fazla çamurun arıtımı ve bertarafı arıtma tesisi işletme maliyetinin %50 hatta %60'ını kapsamaktadır. Avrupa'da 2005 yılında elde edilen verilere göre arıtma tesislerinden kaynaklanan fazla çamur miktarı 10 milyar kg'a ulaşmıştır. Bu da yeni regülasyonlarla inşa edilen yeni arıtma tesislerinden kaynaklanmaktadır [1].

Çamur yoğunlaştırmada kullanılan yöntemlerin başında cazibeli yoğunlaştırıcılar gelmektedir. Buna ilaveten cazibeli kayışlı yoğunlaştırıcılar ve çözünmüş hava flotasyonu da kullanılan yoğunlaştırma yöntemlerindedir. Bu tip yoğunlaştırıcıların ilk yatırım maliyetleri düşük olsa da büyük alan kaplamak gibi dezavantajları vardır.

Sünger filtre ile çamurun yoğunlaştırılması yeni ve alternatif bir teknik olup küçük ölçekli arıtma tesisleri için idealdir. Bu çalışmada sünger filtre ile çamur yoğunlaştırmada ozonun etkisi araştırılmıştır ve maliyet analizi yapılmıştır.

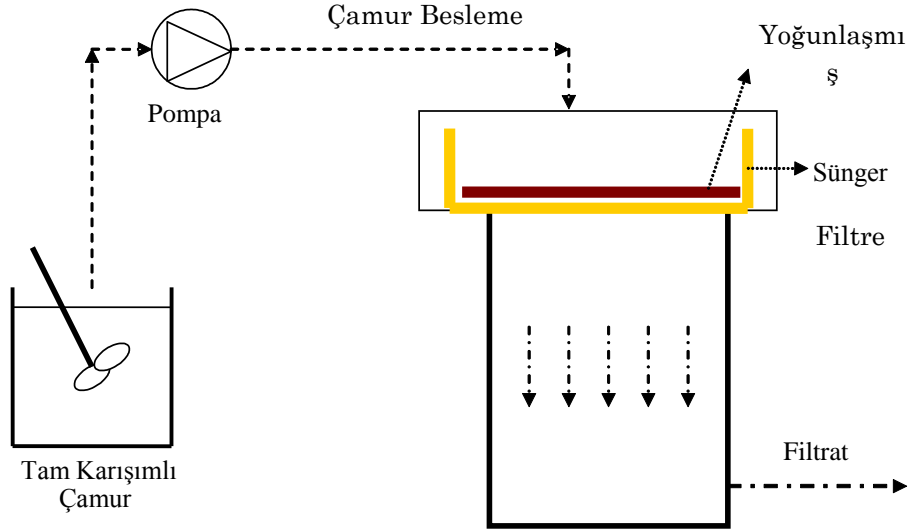
MATERYAL VE YÖNTEM

1.Çamur

Bu çalışmada kullanılan çamur numuneleri İstanbul Paşaköy İleri Biyolojik Atıksu Arıtma tesisinin geri devir hattından düzenli olarak her hafta alınmış ve Marmara Üniversitesi Çevre Mühendisliği laboratuvarına 30 litrelik bidonlarla gönderilmiştir.

2.Polieter sünger

Yapılan bu çalışmada polieter sünger filtre yoğunlaştırıcı materyal olarak kullanılmış olup bu filtre yumuşak, sıkıştırılabilir ve ucuz bir maddedir. Düzenli aralıklarda olmayan gözenek boyutları 200-250 µm'dir. Geri devir çamuru filtre düzeneğine ham olarak ya da değişen ozon dozajları ile sabit debide beslenmiştir. Yoğunlaştırma performansı çamur kekindeki toplam katı madde miktarı analizi ile belirlenmiştir. Filtrat kalitesi değişen ozon konsantrasyonlarına göre analiz edilmiştir. Çamur susuzlaştırma için ise CST (kapiler emme zamanı) değerleri ölçülmüş ve sonuçlar belirlenmiştir.



Şekil 1. Laboratuvar düzeneğinin şematik görünüşü

3.Çamurun Ozonlanması

Oksijen beslemeli PCI model GL-1 tip ozon jeneratörü çamur ozonlanması için kullanılmıştır. Ozon seramik difüzör ile çamura enjekte edilmiştir. Tüm borular teflondur. Dakikada 787.5 mg ozonu %100 kapasitede üretebilen bu cihaz ile %5 lik çıkış ile 4 scfh oksijen debisi uygulanmıştır. Verilecek ozon miktarı çamurun ozonlanma süresiyle ayarlanmıştır. Örneğin 20 mg O₃/AKM verilmek istendiğinde ozonlama süresi 16,2 dakika olarak bulunmuştur. Aşağıdaki hesaba göre ozonlama yapılmıştır.

$$20 \frac{mg}{l} \text{ ozon} = \left(787.5 \text{ mg} \frac{O_3}{dak} \right) * \left(\frac{4}{32} SCFH \right) * \left(\frac{5}{100} \right) * \left(\frac{Xdak}{4l} \right)$$

SCFH = standart ft³/saat

4.Analizler

Yapılan bu çalışmada KOİ, AKM, TKM ve CST ölçümleri yapılmıştır. Bütün analizler Su ve Atıksuların Analizi için Standard Metotlar (21.baskı) [2] kitabında belirtildiği şekilde yapılmıştır.

5.Yoğunlaştırma Prosedürü

Polieter sünger 40cm x 40cm'lik standın üzerine yerleştirilmiştir. Stant fiberglas tank üzerine oturtulmuştur. Peristaltik pompa ile ham çamur tam karışimli olarak sisteme beslenmiştir. Her deney toplamda 105 dakikadan oluşturulmuştur. İlk 30 dakika beslemeyi 15 dakika drenaj süresi ve ikinci 30 dakika beslemeyi, 30 dakika drenaj süresi izlemiştir. Filtre üzerinde oluşan çamur kekinden 15 dakikada bir çamur numunesi alınarak TKM ölçümleri yapılmıştır. Süzüntü suyu ise tankta biriktirildikten sonra KOİ ve TKM analizleri için 100 ml'lik numune kaplarına alınmış ve hemen ölçümleri yapılmıştır.

6.Hesaplamalar

Çamur hesabı aşağıdaki belirtilenlere göre yapılmıştır.

6.1.Çamur Miktarı

Bu çalışmanın maliyet analizi 1.000 ve 100.000 kişilik iki ayrı arıtma tesisi için hesaplanmıştır.

Bir kişi için günlük atıksu miktarı 250 litre olarak öngörülmüş ve arıtma tesisi prosesinin uzun havalandırma olacağı varsayılmıştır. Bu duruma göre 1.000 kişilik arıtma tesisinden çıkan atık çamur miktarı yaklaşık 6,2 m³/gün, 100.000 kişilik tesis için atık çamur miktarı ise yaklaşık 620 m³/gün olarak hesaplanmıştır.

BULGULAR VE TARTIŞMA

Materyal ve yöntem bölümünde belirtilen prosedür tüm çalışma boyunca değişik ozon dozajlarıyla 3'er set olarak tekrar edilmiş ve bu değerlerin ortalama verileri üzerinden varılan sonuçlar aşağıda belirtilmiştir.

1.Yoğunlaştırmada Ozonun Etkisi

Ozon konsantrasyonu 5-30 mg O₃/g AKM olarak uygulanmıştır ve Tablo 1'de çamur hacim değişiklikleri verilmiştir.

Tablo 1. Değişik ozon dozajlarına göre azalan çamur hacimleri

Ozone Dozajı	Durum	Başlangıç Katı Madde (%)	Son Katı Madde (%)	Çamur Hacim Azalması (%)
5 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	0,31	8,31	96,26
	Ozonlu çamur*	0,67	8,06	91,68
10 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	0,87	8,40	89,64
	Ozonlu çamur*	0,34	8,55	96,02
15 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	0,42	6,57	93,60
	Ozonlu çamur*	0,71	6,87	89,66
20 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	1,37	7,89	82,64
	Ozonlu çamur*	1,31	6,92	81,07
25 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	1,37	7,89	82,64
	Ozonlu çamur*	1,49	7,43	79,95
30 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	1,37	7,89	82,64
	Ozonlu çamur*	1,35	5,91	77,16

* Başlangıç katı madde değerleri, çamur ozonlanmadan önceki değerlerdir. Bu değerler belirlendikten sonra, AKM miktarına göre ozonlama yapılmıştır.

Başlangıç katı madde yüzdeleri %0,31 ile %1,49 arasında değişmektedir. Filtre üzerindeki son katı madde konsantrasyonu maksimum %8,55 olarak bulunmuş, ozonsuz çamurlarda ise %8,40 olarak hesaplanmıştır. Çamur hacim azalmaları %77,16 ile %96,26 arasında bulunmuştur. Ham çamur hacim azalması minimum hacim azalması %82,64 maksimum %96,26 olarak hesaplanmıştır. Ozonlu çamurlarda ise bu değer minimum %77,16, maksimum %96,02 olarak bulunmuştur. Tablo 1’de de görüldüğü gibi optimum ozon dozajı 10 mg O₃/g AKM olarak belirlenmiştir. Bu karşılaştırma yapılırken azalan çamur hacimleri göz önünde bulundurularak yapılmıştır. 10 mg O₃/g AKM dozajından sonra ozonun çamurun yoğunlaştırılması üzerinde pozitif bir etkisi olmadığı görülmüştür. Hücrelerin parçalanması için gerekli minimum ozon konsantrasyonu sağlanmadığı sürece çamurun üzerinde bir etkisi olmayacağı, 0,02 g O₃/g TKM dozajından sonra hücre yapısında bozulmaların başlayacağı, 0,05 g O₃/AKM dozajına kadar çözünmüş KOİ miktarının artacağı, bu dozajdan sonra fazladan ozonlamanın bir etkisi olmadığı literatürde bildirilmiştir [3].

Bu çalışma ozonlamanın çamur yoğunlaştırma üzerindeki etkisi bakımından özgün bir çalışma olması sebebiyle literatürde karşılaştırılacak herhangi bir değer bulunmamaktadır.

2.Ozonun Susuzlaştırma Üzerindeki Etkisi

Yapılan CST (kapiler emme zamanı) analizlerine göre ozonun susuzlaştırma üzerinde ciddi bir etkisi görülmemiş olup sadece 20 mg O₃/g AKM dozajında CST değerlerinde azalma görülmüştür. Yapılan çalışmada çamurun ozonlanmadan önce ve ozonlandıktan sonra ölçülen CST değerleri Tablo 2’de verilmiştir.

Tablo 2. Çamur CST Değerleri

Ozon dozajı	Durum	CST değeri (saniye)	Ozon etkisi
5 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	36,6	Olumsuz
	Ozonlanmış çamur	236,2	
10 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	247,6	Olumsuz
	Ozonlanmış çamur	511,6	
15 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	110,7	Olumsuz
	Ozonlanmış çamur	127,2	
20 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	58,6	Olumlu
	Ozonlanmış çamur	45,3	
25 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	58,6	Olumsuz
	Ozonlanmış çamur	100,6	
30 mg O ₃ /g AKM	Ham çamur	58,6	Olumsuz
	Ozonlanmış çamur	83,2	

Çamuru ozonlamanın susuzlaştırma üzerinde zayıf bir etkisi olduğu gözlemlenmiştir. Genellikle olumsuz yönde etkilenen susuzlaştırma için optimum dozaj bu çalışmaya göre 20 mg O₃/g AKM olarak belirlenmiştir. Ham çamur değerlerinde farklı CST değerlerinin ölçülmesinin sebebi, numunelerin haftalık olarak atıksu arıtma tesisinden getirilmesi ve tesisteki günlük farklılıkların numunelere yansımaları yüzünden kaynaklanmıştır.

Bougrier (2006) yaptığı çalışmada çamuru ozonlamanın CST değerini ciddi bir şekilde artırdığını söylemiş ki bu da ozonlamanın susuzlaştırma için uygun olmadığını göstermektedir [4]. Erden ve arkadaşlarının 2010 yılında yaptığı çalışmada da CST değerlerine bağlı olarak ozon oksidasyonunun çamur filtrasyonu üzerinde önemli bir etkiye sahip olmadığı görülmüştür [5]. Braguglia ve arkadaşları (2012) ozonlamadan sonra CST değerlerinde hafif bir artış gözlemlemişlerdir [3].

3.Ozonun Filtrat Üzerindeki Etkisi

Yapılan çalışmada filtratta KOİ ve AKM değerleri ölçülmüştür. Yapılan çalışmalarda elde edilen değerler Tablo 3'te verilmiştir.

Tablo 3. KOİ ve AKM ölçüm sonuçları

Debi (ml/dak)	AKM (mg/l)			KOİ (mg/l)		
	Ham Çamur	Filtrat (ozonlanmamış)	Filtrat (ozonlanmış)	Ham Çamur	Filtrat (ozonlanmamış)	Filtrat (ozonlanmış)
20	13280	54	24	11500	234	290
40	12440	24	18	9950	172	208
60	13230	188	28	11200	147	452
80	13930	78	38	19200	66	75
100	12540	48	22	17600	84	119
120	14130	72	34	10900	17	65
140	13780	30	18	12400	65	202

Tablo 3'te verilen değerlerden de görüleceği üzere ozonlama hücre parçalanmasına bağlı olarak KOİ değerlerini arttırmış, öte yandan AKM değerlerini azaltmıştır.

KOİ değerlerinin artmasının sebebi çamur ozonlandıktan sonra çamurun içinde bulunan mikroorganizmaların hücrelerinin parçalanmış olmasıdır. Hücre içeriği ortama karışmış ve buna bağlı olarak ortamdaki çözünmüş KOİ konsantrasyonu artmıştır. Hücrelerin parçalanması sonucu ham çamurda bulunan uçucu askıda katı madde miktarı (UAKM) azalmış ve dolayısıyla filtrattaki AKM değerleri de düşmüştür. Elde edilen bu sonuçlar literatürdeki verilerle uygunluk göstermektedir. Örneğin Manterola (2008) çalışmasında çamur ozonlanınca hücre parçalanması ve buna bağlı olarak KOİ değerlerinde artış olduğunu söylemiştir [6]. Zhang ve arkadaşlarının (2008) yaptıkları çalışmada çamurun ozonlanması sonucunda hücre parçalanmasını takiben buldukları ortamda organik madde konsantrasyonunun arttığı gözlemlenmiştir [7]. Braguglia ve arkadaşları (2012) çamurun ozonlandıktan sonra UAKM ve buna bağlı olarak AKM değerlerinin %27-34 arası azaldığını bildirmişlerdir [3]. He ve arkadaşlarının (2006) yaptıkları çalışmada çamur ozonlandıktan sonra UAKM değerleri yaklaşık %25, AKM değerleri ise %67 civarında azalmıştır. Yapılan değerlendirmede UAKM/AKM oranının ise 0,9'dan 0,74'e düştüğü gözlemlenmiştir [8]. Ayrıca elde edilen filtrat değerleri Tablo 4'te verilen İSKİ kanala deşarj limitleriyle karşılaştırılmıştır.

Tablo 4. İSKİ Kanala Deşarj Limitleri [9]

Parametre	Tam Arıtma ile Sonuçlanan Uygulamalar	Derin Deniz Deşarj ile Sonuçlanan Uygulamalar
AKM(mg/l)	500	350
KOİ(mg/l)	1000	600

Tablo 4'te görüldüğü gibi tüm değerlerin İSKİ kanala deşarj limitlerini sağlayabildiği anlaşılmıştır. Filtrattaki değerlerin kanala deşarj limitlerinden yüksek çıkması durumunda bu atıksuların tesisin başına geri döndürülmesi gerekmektedir. Bu da tesise ilave yük ve maliyettir.

4.Maliyet Analizi

Hesaplamalar 1.000 ve 100.000 kişilik iki ayrı tesis için yapılmış olup ozonlu sistem ile polimer ilaveli yoğunlaştırma/susuzlaştırma sistemi ile karşılaştırılmıştır. Bu karşılaştırmanın sonuçları Tablo 5'te verilmiştir.

Tablo 5. Maliyet Analizi

1.000 Kişilik Arıtma Tesisi	İlk Yatırım Maliyeti	İşletme Maliyeti (yıllık)	TOPLAM (Euro)
Ozon sistemi	22.500	358	22.858
Polimer sistemi	-	254,7	-
100.000 Kişilik Arıtma Tesisi	İlk Yatırım Maliyeti	İşletme Maliyeti (yıllık)	TOPLAM (Euro)
Ozon sistemi	176.250	9.002	185.252
Polimer sistemi	4.980	25.470	30.450

Tablo 5'ten çıkan sonuçlara göre 11 yıl sonunda ozonlu sistem polimer kullanılan sisteme göre daha ekonomik olacaktır. İşletme maliyetleri 10 mg O₃/ g AKM dozajı baz alınarak hesaplanmıştır. Polimer ihtiyacının ise 1 mg/l olacağı varsayılmıştır. İşletme maliyetleri sadece enerji, bakım-onarım ve kimyasal madde toplamları olarak hesaplanmış olup diğer işletme maliyetleri göz önünde bulundurulmamıştır.

SONUÇ

Bu çalışmada ozonlamanın çamur yoğunlaştırma ve susuzlaştırmadaki etkisi araştırılmış ayrıca filtrat değerleri de göz önüne alınmıştır.

Bulunan sonuçlara göre ise 10 mg O₃/g AKM dozajı yoğunlaştırma için optimum dozaj olarak bulunmuştur. Diğer taraftan ozonun susuzlaştırma üzerinde tamamen pozitif bir etkisi olmadığı görülmüş sadece 20 mg O₃/g AKM dozajında susuzlaştırmının azda olsa arttığı belirlenmiştir.

Ozonlamadan sonra oluşan filtrattaki KOİ değerlerinin arttığı, AKM değerlerinin ise azaldığı görülmüştür. Filtrat kalitesinin İSKİ deşarj limitlerinin altında olduğu ölçülmüştür.

Yapılan hesaplamalar ve maliyet analizlerinde görülen değerlere bağlı olarak da yaklaşık 10 yıl sonra ozonlama sisteminin klasik polimer ilave sisteminden daha ekonomik olacağı sonucuna varılmıştır.

TEŞEKKÜR

Bu çalışmada bizlere değerli yardımlarını esirgemeyen Çevre Mühendisliği Bölümü laboratuvarının değerli çalışanları ve Doç.Dr.Kozet YAPSAKLI'ya teşekkürü borç biliriz.

KAYNAKLAR

- [1] Campos J.L., Otero L., Franco A., Mosquera-Corral A., Roca E. (2009). Ozonation strategies to reduce sludge production of a seafood industry WWTP, *Bioresource Technology*, 100 (3), 1069-1073.
- [2] Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater, 2005. APHA, AWWA, WEF, 21. Edition, Washington, D.C.
- [3] Braguglia C.M., Gianico A., Mininni G. (2012). Comparison between ozone and ultrasound disintegration on sludge anaerobic digestion. *Journal of Environmental Management*, 95, 139-143.
- [4] Bougrier C., Albasi C., Delgen`es J.P., Carr`ere H. (2007). Impacts of thermal pre-treatments on the semi-continuous anaerobic digestion of waste activated sludge. *Biochemical Engineering Journal*, 34 (1), 20-27.
- [5] Erden G., Demir O., Filibeli A. (2010). Disintegration of biological sludge: Effect of ozone oxidation and ultrasonic treatment on aerobic digestibility. *Bioresource Technology*, 101 (21), 8093-8098
- [6] Manterola G., Uriarte I., Sanchoa L. (2008). The effect of operational parameters of the process of sludge ozonation on the solubilisation of organic and nitrogenous compounds. *Water Research*, 42 (12), 3191-3197
- [7] Zhang G , Jing Y, Huanzhi L, Jie Z. (2008). Sludge ozonation: Disintegration, supernatant changes and mechanisms. *Bioresource Technology*, 99 (18), 9029-9031.
- [8] He S.B., Xue G., Wang B.Z. (2006). Activated sludge ozonation to reduce sludge production in membrane bioreactor (MBR). *Journal of Hazardous Materials*, 135, 406–411.
- [9] İSKİ Atıksuların Kanalizasyona Deşarj Yönetmeliği, 2007, Tablo 1.