# KAYABAŞI MASİF BAKIR CEVHERİNİN FERRİK SÜLFAT LİÇİ

# FERRIC SULPHATE LEACHING OF KAYABASI MASSIVE COPPER ORE

# Tuğba YILMAZ<sup>1</sup>, İbrahim ALP<sup>1</sup>, Hacı DEVECİ<sup>1</sup>, Celal DURAN<sup>2</sup>, Oktay CELEP<sup>1</sup> <sup>1</sup>Karadeniz Teknik Üniversitesi, Maden Mühendisliği Bölümü, TRABZON <sup>2</sup>Karadeniz Teknik Üniversitesi, Kimya Bölümü, TRABZON

**ÖZ:** Bu çalışmada, Trabzon-Kayabaşı maden yatağı masif cevherinin mineralojik özellikleri ve sülfatl ortamda ferrik liçi ile metal kazanımı araştırılmıştır. Yapılan mineralojik incelemeler sonucunda cevherin; kovellin, kalkozin, enarjit, bornit, kalkopirit gibi bakır mineralleri (%12,5 Cu) ile sfalerit (%4,9 Zn), pirit (%29,9 Fe) ve galenden (%0,7 Pb) oluştuğu ve Cu minerallerinin piritle kenetli olduğu belirlenmiştir. Liç çalışmalarında, ferrik demir konsantrasyonunun (0,0625-0,5 M), sıcaklığın (25-80°C) ve tane boyutunun (-106 μm) Cu ve Zn çözünmesi üzerine etkisi, %0,5 ağırlık/hacim pülp yoğunluğunda incelenmiştir. Elde edilen sonuçlara göre sıcaklığın Cu ve Zn çözünme verimini önemli derecede etkilediği görülmüştür. 80°C ve 0,125 M Fe<sup>+3</sup> iyon derişiminde, %90 Cu ve %54 Zn verimi elde edilmiştir. Deneysel koşullarda, ferrik iyon konsantrasyonun artması ve tane boyunun azalmas ile metal ekstraksiyonunda istenilen daha yüksek verim sağlanamamıştır.

Anahtar Kelimeler: Sülfat Liçi, Ferrik sülfat, İkincil bakır, Bak r-Çinko liçi, Kayabaşı, Bak r-Çinko cevheri.

**ABSTRACT:** In this study, the mineralogical characteristics and the acidic ferric leaching of Trabzon-Kayabaşı Massive Sulphide ore were investigated. Mineralogical analysis of the ore samples has shown that the ore contains a variety of copper sulphides (12.5% Cu) including covellite, chalcocite, enargite, bornite, chalcopyrite, sphalerite (4.9% Zn), pyrite (29.9% Fe) and galena (0.7% Pb). Copper bearing minerals were found to occur as closely associated with pyrite and sphalerite. In the leaching tests, the effect of ferric iron concentration (0.0625-0.5 M), leaching temperature (25-80°C) and particle size (-106  $\mu$ m) on the extraction of copper and zinc were examined at 0.5% w/v pulp density. The results indicated that the temperature exerts a strong effect on the rate and extend of extraction of copper and zinc that tended to increase exponentially with increasing temperature and over 90% Cu and 54% Zn recoveries were obtained at 80°C. The decrease in the particle size and the increase in the ferric iron concentration under the test conditions did not produce the desired effect on the metal extraction.

Key Words: Leaching of sulphade, Ferrik sulphade, Secondary copper, Leaching of copper and zinc, Kayabas>, Copper-Zinc ore.

# GİRİŞ

Yüksek tenörlü bak r sülfür cevherleri, genellikle flotasyon konsantre ürünlerinin ergitme ve rafinasyon adımların içeren pirometalurji prosesi ile muamele edilirler. Fakat çevreye verilen önemin artmas ve ergitme rafinasyon işlemlerinin maliyetlerinin yüksek olmasından dolay sülfür cevherleri için hidrometalurjik prosesler önem kazanmıştır. (Davenport vd., 2002). Asidik ortamlardaki metal sülfürlerin çoğu düşük çözünürlüğe sahip olduklarından dolayı çözünmeyi sağlamak için oksijen ve ferrik demir gibi oksitleyici bir reaktife ihtiyaç duyarlar (Dutrizac ve McDonald, 1974).

 $\mathrm{Fe}^{+3}$ tuzlarının kullanıldığı proseslerde, kullan>lan asidin sülfürik veya hidroklorik asit olmas na sırasıyla  $Fe_2(SO_4)_3$ ve bağlı olarak. FeCl<sub>3</sub> Kalkopirit veya zengin kullan>lmaktad r. bak r konsantrelerinin ferrik sülfat ve ferrik klorit liçi karşılaştırıldığı zaman ferrik sülfat liçinin daha yavaş olduğu ve daha uzun kalma sürelerinde daha düşük bak r ekstraksiyon etkilerinin olduğu görülmektedir (Arslan vd., 2004).  $Fe^{+3}$  iyonlar>n n yükseltgen etkisi yanında kompleks oluşturucu etkisi de bulunmakta ve pek çok mineral çözünmesinde etkili bir görev yapmaktad r. 770 mV standart elektrot potansiyeline sahip ferrik tuzlar> bak r sülfürleri etkili bir şekilde

oksitliyebilir (Arslan vd.,2003; Burkin, 2001). Ancak, ortam pH's 2-3 değerlerlerinde  $Fe^{+3}$  kolayl kla hidroliz olduğundan  $Fe(OH)_3$  şeklinde çökmesini engellemek için pH'>n kontrol alt>nda tutulmas gerekir (Canbazoğlu, 2001).

Baz> bak r minerallerinin ve sfaleritin asidik ferrik sülfat ortamında çözünmesi aşağıdaki reaksiyonlar ile gösterilebilir;

 $Cu_2S + 2Fe_2(SO_4)_3 \rightarrow 2CuSO_4 + 4FeSO_4 + S^{\circ} (1)$   $CuS + Fe_2(SO_4)_3 \rightarrow CuSO_4 + 2FeSO_4 + S^{\circ} (2)$   $CuFeS_2 + 2Fe_2(SO_4)_3 \rightarrow CuSO_4 + 5FeSO_4 + 2S^{\circ} (3)$   $ZnS + Fe_2(SO_4)_3 \rightarrow ZnSO_4 + 2FeSO_4 + S^{\circ} (4)$ 

Yukarıdaki reaksiyonlardan da görüldüğü gibi, mineral yüzeyinde elementer sülfür toplanmaktad r. Bu durum özellikle kalkopiritin çözünmesine ters etki yaptığı doğrultusunda ileri sürülen hipotez kabul görmüştür (Dutrizac ve McDonald, 1974).

Bu hipoteze göre; mineralin çözünmesi esnas nda çözünmez karakterde bir kat>n n yüzeyde oluşması, çözücü ile mineralin temasını ve meydana gelen ürünlerin reaksiyon bölgesinden difüzyonunu engellemektedir (Akdağ, 1986).

Diğer hipotez ise Arce ve Gonzalez. (2002) tarafından ileri sürülmüstür. Arastırıcılar farkl> bak r sülfürlerin (kalkopirit, bornit ve kalkozin) kimvasal davranışını sülfürik asit çözeltisinde incelemişlerdir. Çalışmalar göstermiştir ki, kalkopirit oksidasyon prosesi bazı vazarların iddia ettiği gibi kovellin oluşturmamaktad r. Kalkopirit oksidasyonunun, stokiyometrik olmayan bir sülfür ürettiği bulunmuştur  $(Cu_{n-1}Fe_{n-1}S_{2n}).$ Ayr ca bornitin kalkopirit indirgenmesiyle oluşan bir ara ürün olmadığ> da ortaya çıkmıştır. Buna göre; kalkopiritin indirgenmesiyle direk kalkozin üretilmektedir.

Bak r sülfür mineralleri üzerine birçok elektrokimyasal çalışmalar gerçekleştirilmiştir (Brage vd., 1979; Woods ve Hope, 1999).

Çalışmaların çoğunda liç safhalar ndaki minerallerin davranışlarının anlaşılması amaçlanmıştır. Kalkopiritten metal bileşenlerin çözünmesi yüksek asidik çözeltilerde bile yavaştır (Biegler ve Swift, 1977).

Bazı çalışmalar göstermiştir ki kalkopirit liçi, ara yüzeyde oluşan ve reaksiyonla giderek kalınlaşan ara ürün taraf ndan kontrol edilmektedir. Ancak bu tabakan n oluşumunu aç klayan elektrokimyas hakkında az şey bilinmektedir.

Carranza vd., (2004) kalkopirit ve ikincil bak r sülfür mineralleri (kalkozin ve kovellin) içeren bak r konsantreleri üzerine yaptıkları çalışmada BRISA (Biolixiviación Rápida Indirecta con Separación de Acciones: Fast Indirect Bioleaching with Actions Separation) prosesinin kullan>m> incelemişlerdir. Sonuçta 70°C'de 8 saat süreyle bak r konsantrelerine ferrik liçi uygulayarak %92 Cu ekstraksiyonlar elde etmişlerdir. Ayrıca yazarlar yüksek kalkopirit içeriği ile konsantrelerden yüksek bakır çözünmeleri başarmak için uzun liç periyotlar ve katalizör ilavesinin gerekli olduğunu gözlemlemişlerdir. Smalley ve Davis (2000) ikincil bak r cevherinin atmosferik ferrik liçinin teknik olarak olabilirliğini pilot ölçekte göstermiştir.

Laos'ta "Savannahket Province" tesisinde 2004'de vapılan bir calısmada kalkozin-pirit'den bak r kazanımı üzerine calısılmıştır. Kazanım 2 safhada gerçekleştirilmiştir. Atmosfer liçi ve bas nç liçi. Buna göre; atmosfer liçinde basınç liçi aşamasının filtresinden elde edilen sülfürik asit ve ferrik iyon çözeltisi 80°C'de karıştırma tankında muamele edilmiştir. Kat> s>v ayr>m ndan sonra geri kalan gang minerallerini uzaklaştırmak için bir flotasyon devresine gönderilmiştir. Sülfür konsantresi ikinci bas nç liç asamasında muamele edilirken. cözelti solvent ekstraksivon devresine gönderilmistir. Basınc lici, 180-195°C oksiien bas>nc alt nda otoklavlarda gerçekleştirilmiştir. Kat> s>v> ay r mdan sonra pirit stoklanmış ve çözelti atmosferik liç aşamasına gönderilmiştir (Habashi, 2006).

Trabzon-Kayabaşı cevheri üzerine daha önceden yapılmış mineralojik incelemeler sonucu cevherin %0,3-11 Cu, %0,2-2 Pb, %0,1-3,9 Zn içerdiği belirlenmiştir. Au ve Ag ise cevher içerisinde s>ras yla 0,2-15 ppm ve 2-238 ppm arasında değişmektedir. Yapılan sondaj çalışmaları sonucunda 10,483 ton Metal Cu, 0,4 ton Au ve 12,4 ton Ag rezervi tespit edilmiştir (Akçay, 1998). Rezerv geliştirme çalışmaları devam etmektedir.

Kayabaşı cevherinin flotasyon etkinliği önceki incelenmiştir. Bakır minerallerinin calısmalarda veterince serbestlesmemesinden ve ikincil bak r minerallerinin canland>rma etkisinden dola > flotasyon zenginleştirmeşinden etkili bir sonuç alınamadığı görülmüştür. Toplu flotasyon sonras %21,6 Cu, % 9,1 Zn tenörlü konsantre ile %84,3 Cu, %76,5 Zn verimli konsantre elde edilmistir. Selektif fotasvon sonrasında ise %30,3 Cu, %15 Zn tenörlü konsantre ile %87,3 Cu, %86,5 Zn verimli konsantre elde edilmiştir (Y lmaz, 2004). Sonuçta yüksek verimli fakat düşük tenörlü elde edilmiştir. konsantreler Cu-Zn ay>r>m gerçekleştirilememiştir. Cu mineralleri ile Zn mineralinin birlikte hareket ettikleri söylenebilir. Bunun sebebi yeterli serbestleşmeye ulaşılamamasının yanında Zn mineralinin su içerisinde çözünürlülüğü fazla olan kalkozin ve kovellin gibi ikincil Cu minerallerinden cözeltiye gecen Cu ivonlar>n n sfalerit mineralini canland>rmas ndan da kaynaklanmaktad r.

Cevherde As ve Hg gibi istenmeyen minerallerin varlığı da flotasyon konsantrelerinde ve ergitmede olumsuz etki yaratmaktadır. Bu yüzden Kayabaşı cevherinin hidrometalurjik olarak değerlendirilmesinin araştırılması gerekliliği ortaya çıkmıştır. Bu çalışmada, Trabzon-Kayabaşı Maden yatağı masif cevherin mineralojik özellikleri ve sülfatl ortamda ferrik liçi ile metal kazanımı araştırılmıştır.

# MALZEME VE YÖNTEM

# Malzeme

Kayabaşı bakır cevher yatağı Doğu Karadeniz Bölgesinde Trabzon Yomra ilçesinde yer almaktad r. Cevher yatağı masif ve stokvork sülfür tipte mineral karakterizasyonuna sahiptir. (Y Imaz, 2005; Er, 1998).

Deneylerde kullan lan cevher örnekleri, Trabzon-Kayabaşı cevher yatağından arama üretim galerinden kanal örneği olarak alınıp karıştırılmıştır. Ferrik liçi çalışmaları için örnekler hazırlanmıştır.

Cevherin mineralojik analizleri için kesitler hazırlanmış ve parlatılmıştır. Hazırlanan kesitler Leitz Wetzlar 1432 marka cevher mikroskobunda çeşitli büyütmeler kullanılarak incelenmiştir. Her kesitten ortalama 650-700 mineral tanesi incelenmis ve mineral oranları belirlenmiştir (Y lmaz, 2004; Alp vd., 2003). neticesinde. Mikroskop calısmaları kesitlerden incelenen tanelerin alanlar ndan yola ç karak örnek içinde bulunan Cu minerallerinin birbirine göre bulunma oranla > en yüksekten en düşüğe doğru, Kalkozin (Cu<sub>2</sub>S), Dijenit (Cu<sub>9</sub>S<sub>5</sub>), Bornit (Cu<sub>5</sub>FeS<sub>4</sub>), Kovellin (CuS), Enarjit (Cu<sub>3</sub>(As,Sb)S<sub>4</sub>), Kalkopirit (CuFeS<sub>2</sub>) olarak sıralandığı söylenebilir. Örneklerin komple kimyasal analizleri Acme Analytical Laboratories laboratuvar nda XRF ICP-AES ve (Inductively Coupled Plasma-Atomic Emission Spectroscopy) yöntemleriyle yapılmıştır (Çizelge 1).

Çizelge 1'deki sonuçlara göre; cevherin bak r içeriği %12,5 gibi yüksek bir değerdedir. Zn içeriğide oldukça yüksek değere ulaşmaktadır (%4,9). Cevherin geri kalan pirit, silikatlar ve baritten oluşmaktadır. Cevherde az miktarda kil ve arsenik minerallerinin varlığı görülmektedir. Cevherin önemli oranda Ag (117 ppm) ve Au (2,7 ppm) içerdiği de görülmektedir.

Bileşen	(%)	Bileşen	(%)	Element	ppm
SiO <sub>2</sub>	10,56	Cu	12,5	Au	2,7
Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	1,77	Pb	0,7	Ag	117
Fe <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	33,37	Zn	4,9		
MgO	0,17	Fe	29,9		
CaO	1,79	As	0,9		
Na <sub>2</sub> O	0,12	Sb	0,02		
K <sub>2</sub> O	0,35	Ba	4,81		
TiO <sub>2</sub>	0,05	LOI	24,3		
$P_2O_5$	<0,01	TOT/C	0,29		
MnO	0,04	TOT/S	32,01		
$Cr_2O_3$	0,008				

**Çizelge 1:** Numunenin komple analizi **Table 1:** Complete analysis of sample.

Laboratuvarda yap lan mineralojik incelemede masif cevherde birincil cevher minerali olarak kovellinkalkozin, az oranlarda ise, bornit ve kalkopirit olduğu saptanmıştır. Cevher içerisinde yoğun olarak bulunan pirit, Cu minerallerinin ve Zn mineral taneleri içerisinde 1-5 mikron boyutlu olarak kapan mlar halinde bulunmaktad r. Bak>r minerallerinin yan> s ra az oranda sfalerit'in, eser olarak da galenin olduğu gözlenmiştir. Bak r mineralleri daha çok piritle kenetli olarak bulunmaktadır (Şekil 1-2).



- Şekil 1: Masif sülfid cevher tanelerinin mikroskop görünümü (Sf: sfalerit, Pt: pirit, Ka: kalkozin) (x400).
- Figure 1: View of massive sulphide ore by microscope (Sf: sphalerite, Pt: pyrite, Ka: chalcocite) (x400).



- Şekil 2: Masif sülfid cevher tanelerinin mikroskop görünümü (Sf: sfalerit, Pt: pirit, Ko: kovellin, Br: bornit, Ej: enarjit) (x400).
- Figure 2: View of massive sulphide ore by microscope. (Sf: sphalerite, Pt: pyrite, Ka: covellite, Br: bornite, Ej: enargite) (x400).

## Yöntem

Cevher örnekleri öğütüldükten sonra liç işlemine tabi tutulmuştur. Deneylerde öğütme, laboratuvar tipi çubuklu değirmen ile yaş olarak yapılmıştır. Öğütülmüş malzeme, tane boyutunun etkisinin araştırılması amac yla (125, 106, 90, 75, 63, 53, 45, 38) µm'lik elek serilerinden elenmiştir. Öğütülmüş cevherin her bir fraksiyonunun kimyasal analizi Çizelge 3'de verilmiştir.

**Çizelge 3:** Öğütülmüş cevherin kimyasal analizi **Table 3:** Chemical analysis of ground ore

Parça Boyutu (µm)	%Miktar	%Cu	%Zn
+125	6,80	11,9	5,43
-125+106	15,27	11,43	5,08
-106+90	8,27	10,88	5,03
-90+75	9,32	11,65	4,99
-75+63	6,01	10,82	6,14
-63+53	7,94	11,33	4,77
-53+45	3,94	12,31	4,61
-45+38	5,99	13,71	4,95
- 38	36,46	10,06	2,86
	100,00	11,06	4,30

Liç deneyleri s>cakl k kontrollü su banyosunda kapal cam bir kapta gerçekleştirilmiştir (Şekil 3). İstenilen oranlarda ferrik sülfat çözeltisine (300 ml,  $0,0625-0,5 \text{ M Fe}^{+3} + 0,25 \text{ M H}_2\text{SO}_4$ ) cevher örneği ilave edilmiştir. Tüm liç testlerinde pulpte kat oran %0,5 ağırlık/hacim (-106 µm) olarak alınmıştır. Karıştırma IKA-RW20 reaktörü ile 600 dev/dak. h zda gerceklestirilmistir. Belirli zamanlarda kaptan 1 ml örnekler alınmış ve filtre edildikten sonra AAS ile Cu, Zn ve Fe analizleri için kullanılmıştır. Analizlerde UNICAM model 929 Atomik Absorpsiyon Spektrometresinde alevli modda çalışılmıştır. Standartlar ise Merck firmas ndan (spektroskopik safl kta) temin edilen 1000mg/l (ppm) stok çözeltilerden seyreltilerek haz rlanmıştır. Buharlaşma kay>pla > belirlemek için testler yapılmıştır. Başlangıçta cam kap ve çözelti miktarı belirlenmiştir. İncelenecek her bir s>cakl k (25-30-40-50-70-80)°C sonunda cam kap ve cözelti miktarlar tekrar belirlenmis ve azalma miktarları hesaplanmıştır. Deneylerde s>cakl k parametresini incelerken buharlasma ile kaybolan miktar saf su ile telafi edilmiştir. pH ve Eh, liç testleri esnas nda ölçülmüştür.

Liç çalışmalarında, ferrik demir konsantrasyonunun (0,5-0,0625)M, sıcaklığın (25-80)°C ve tane boyutunun (-106 µm) Cu ve Zn çözünmesi üzerine etkisi, %0,5 ağırlık/hacim pulp yoğunluğunda incelenmiştir. Cevherin ferrik liçi için deneysel şartlar Çizelge 4'te gösterilmiştir.

Çizelge 4: Ferrik liçi için deneysel parametreler

S>cakl k, °C

Table 4: Experimental parameter of ferric leach					
Ferrik sülfat çözeltisi, ml	300				
Pülpte kat> oran (ağırlık/hacim), %	0,5				
Karıştırma h> >, dev/dak	600				
Fe <sub>2</sub> (SO <sub>4</sub> ) <sub>3</sub> , M	0,5-0,25-0,125-0,0625				
Liç zaman , saat	8-12-23				

25-30-40-50-70-80



**Şekil 3:** Ferrik liç deney düzeneği. **Figure 3:** Experimental set up for the ferric leaching

### DENEYSEL SONUÇLAR Cevherin Ferrik Liçi Fe<sup>+3</sup> konsantrasyonunun etkisi

Fe<sup>+3</sup> demir iyon konsantrasyonunun pülpte kat oran %0,5 ağırlık/hacim ve 70°C'de Cu ve Zn çözünme verimine etkisi Şekil 4-5'de gösterilmiştir. Metal çözünmesi üzerine konsantrasyonun önemli bir etkisinin olmadığı görülmektedir. 8 saatlik liç zaman>n n sonunda, 0,125 M Fe<sup>+3</sup> çözeltisi kullan>larak bak>r n %74'ü ve çinkonun %45'i ekstrakte edilebilmiştir. Buradan ba >rın çinkodan daha kolay bir şekilde çözündüğü görülmektedir. Bakır çözünmesi başlangıçta 30 dakikal k liç süresinde (bak>r n %37,71'i, çinkonun %15,4'ü ekstrakte edilmiştir) hızlı bir şekildedir, daha sonra çözünme yavaşlamaktadır (Şekil 4).

Bu durum mineral yüzeyinde elementer sülfür gibi difüzyon tabakas>n n birikmesinden (Dutrizac ve McDonald, 1974) ve enarjit ve kalkopirit gibi inatç fazların arkasında kalmış daha reaktif mineral fazların tüketilmesinden kaynaklanabilir. Benzer liç eğilimi Şekil 5'te de gözlemlenmektedir.

#### 66





Figure 4: Effect of Fe<sup>+3</sup> iron concentration on the dissolution of Cu (Temperature 70°C; Stirring speed 600 rpm; Pulp density 0.5% w/v).



- Şekil 5: Fe<sup>+3</sup> iyon konsantrasyonunun Zn çözünmesi üzerine etkisi (S>cakl k 70°C; Karıştırma hızı 600 dev/dak; pülpte kat> oran %0,5 ağırlık/hacim).
- **Figure 5:** Effect of Fe<sup>+3</sup> iron concentration on the dissolution of Zn (Temperature 70°C; Stirring speed 600 rpm; Pulp density 0.5% w/v).

### S>cak >ğın etkisi

Şekil 6-7'de görüldüğü gibi sıcaklık arttıkça çözünme artmaktad r. 8 saatlik liç periyodundan sonra 80°C'de %91 bak r ve %54 Zn çözündüğü görülmektedir. Sıcaklık artışıyla çinko çözünmesinin artma > da benzer bir şekilde oluşmaktadır. Ayrıca 8 saat sonra liç periyodu sürmesine rağmen Cu çözünmesinin azaldığı gözlenmektedir. Bu ya liç reaktifinin zayıf özelliğinden ya da refrakter bak r sülfürlerin düşük çözünme özelliğinden kaynaklanabilir.

Carranza vd., (2004); Palencia vd., (2002) 90°C'de s>caklk artmasyla ikincil bak r sülfür cevherinden bak r ve çinko çözünmesinde önemli bir gelişme gözlemlemişlerdir. Onlar ayrıca 90°C'nin üzerinde Jarosit gibi demir çökeleklerinin arttığınıda belirlemişlerdir. Bu çalışmada demir çökeleklerinin oluşmasını önlemek için pH $\leq$ 1'de kontrol edilmiştir.



Şekil 6: Sıcaklığın Cu çözünmesine etkisi (0,125M Fe<sup>+3</sup> iyon konsantrasyonu; Karıştırma h>z 600 dev/dak; pülpte kat> oran %0,5 ağırlık/hacim).

Figure 6: Effect of temperature on the dissolution of Cu (0.125M Fe<sup>+3</sup>; Stirring speed 600 rpm; Pulp density 0.5% w/v).



Şekil 7: Sıcaklığın Zn çözünmesine etkisi (0,125 M Fe<sup>+3</sup> iyon konsantrasyonu; Karıştırma hızı 600 dev/dak; pülpte kat> oran %0,5 ağırlık/hacim).

**Figure 7:** Effect of temperature on the dissolution of Zn (0.125M Fe<sup>+3</sup>; Stirring speed 600 rpm; Pulp density 0.5% w/v).

# Tane boyutunun etkisi

Yüzey alan liç sistemlerinde önemli bir parametredir. Çünkü çözünme reaksiyonlar mineral yüzeyinde oluşur. Liç hızı genellikle yüzey alanının artmasıyla artma eğilimindedir. Şekil 8-9'da, bak r ve çinkonun çözünmesi üzerine öğütülmüş cevherden elde edilen farkl tane boyutla kullanarak yüzey alanın n artmasın n etkileri gösterilmektedir. Burada da bak r çözünmesi %78-93 oranlarında değişmektedir. Genelde tane boyutunun azalmasıyla çözünme artmaktad r. Fakat beklenen etki gözlenememiştir.



Şekil 8: Tane boyutunun Cu çözünmesine etkisi (S>cakl k 70°C; 0,125 M Fe<sup>+3</sup> iyon konsantrasyonu, karıştırma hızı 600 dev/dak; pülpte kat> oran %0,5 ağırlık/hacim).

**Figure 8:** Effect of particle size on the dissolution of Cu (Temperature 70°C; 0.125 M Fe<sup>+3</sup>; Stirring speed 600 rpm.; Pulp density 0.5% w/v).



Şekil 9: Tane boyutunun Zn çözünmesine etkisi (S>cakl k 70°C; 0,125 M Fe<sup>+3</sup> iyon konsantrasyonu, karıştırma hızı 600 dev/dak; pülpte kat> oran %0,5 ağırlık/hacim).

**Figure 9:** Effect of particle size on the dissolution of Zn (Temperature 70°C; 0.125 M Fe<sup>+3</sup>; Stirring speed 600 rpm; Pulp density 0.5% w/v).

# **SUMMARY**

In this study, the mineralogical characteristics and the acidic ferric leaching of Trabzon-Kayabaşı Massive Sulphide ore were investigated. Mineralogical analysis of the ore samples has shown that the ore contains a variety of copper sulphides (12.5% Cu) including covellite, chalcocite, enargite bornite, chalcopyrite, sphalerite (4.9% Zn), pyrite (29.9% Fe) and galena (0.7% Pb). Copper bearing minerals were found to occur as closely associated with pyrite and sphalerite. In the leaching tests, the effect of ferric iron concentration (0.0625-0.5 M), leaching temperature (25-80°C) and particle size (-106 µm) on the extraction of copper and zinc were examined at 0.5% w/v pulp density. Effects of Fe<sup>+3</sup> iron concentration on the dissolution of Cu and Zn respectively from the ore at 0.5% w/v and 70°C were investigated. There appeared no significant influence of ferric iron concentration in the tested range on the metal extraction. The dissolution of copper was rapid during the initial leaching periods of 0.5 h; thereafter the dissolution rate slowed down. A similar leaching trend was also observed for zinc. At the end of leaching time of 8 h, approximately 74% of copper and 45% of zinc was extracted using 0.125 M Fe<sup>+3</sup> solution. Copper seems to be solubilised more readily than zinc indicating the presence of more reactive copper phases than sphalerite. This could be consistent with the earlier reports that the rapid release of copper into the media adversely affected the flotation recovery of copper phases leading to the activation pyrite and particularly sphalerite.

Influence of increasing temperature from  $25^{\circ}$ C to  $80^{\circ}$ C on the rate and extraction of copper and zinc respectively from the ore was investigated. Over a leaching period of 8 h approximately 91% of copper was dissolved at  $80^{\circ}$ C compared with 42% at  $25^{\circ}$ C. A similar trend of enhancement in the extraction of zinc with increasing temperature was also noted to occur. It was also observed that after 8 h the release of copper severely reduced despite the prolonged leaching period. This could be attributed to the poor accessibility of the leaching reagent to the remaining portion of copper or the slow dissolution characteristics of refractory copper sulphides.

Surface area is an important variable in the leaching systems since the dissolution reactions occur on the mineral surface. The rate and extent of leaching generally tend to increase with increasing reactive surface area. Effect of increasing surface area using the different size fractions obtained from the ground ore on the extraction of copper and zinc was investigated. The extraction of copper varied in the range of 78-93% with a general tendency of increasing with decreasing the particle size.

68

#### DEĞİNİLEN BELGELER

- Akçay, M., Lermi, A., Van, A., 1998, Biogeochemical Exploration For Massive Sulphide Deposits in Areas of Dense Vegetation: an Orientation Survey Around The Kanköy Deposit, Journal of Geochemical Exploration, 63, 173-187.
- Akdağ, M., 1986, Ekstraktif Metalurji, Dokuz Eylül Üniversitesi, Mühendislik Mimarlık Fakültesi, İzmir.
- Alp İ., Yılmaz T., Yazıcı E., Celep O., 2003, Determination of the Degree of Liberation and Optimum Grind Time of Kayabaşı-Trabzon (Turkey) Cu-Pb-Zn Massive Ore, 3rd International Conference "Modern Management of Mine Producing, Geology and Environmental Protection" SGEM, pp. 39-44., Bulgaria.
- Arce, E.M., Gonzalez, I., 2002, A Comparative Study of Electrochemical Behavior of Chalcopyrite, Chalcocite and Bornite in Sulfuric Acid Solution, Minerals Engineering, 67, 17-28.
- Arslan, F., Bulut, G., Kangal, M.O., Perek, K.T., Gül, A., 2004, Studies on Leaching of Massive Rich Copper Ore in Acidic Ferric Sulphate Solutions, Scandinavian Journal of Metallurgy, 33, 6-14.
- Arslan F., Kangal M. O., Bulut G., Gül A., 2004, Leaching of Massive Rich Copper Ore with Acidified Ferric Chloride, Mineral Processing & Extractive Metall., 25. 143-158.
- Biegler, T., Swift, D.A., 1977, Dissolution Kinetics Of Copper Sulphide Anodes, Hydrometallurgy 2, 335-349.
- Brage, M.C., Lamache, M., Bauer, D., 1979, Contribution The Study Sulfides Copper Non Stoichiometer. Electrochim. Acta 24, 25-30.
- Burkin A.R., 2001, Chemical Hyrometallurgy, Imperial CollegePress, London.

- Canbazoğlu M., 2001, Çözelti Madenciliği Ders Notlar, Cumhuriyet Üniversitesi, Maden Müh. Bölümü, Sivas.
- **Carranza F., Iglesisas N., 2004,** Treatment of Copper Concentrates Containing Chalcopyrite and Non-Ferrous Sulphides by The BRISA Process, Hydrometallurgy 71. 413-420.
- Davenport, W.G., King, M., Schlesinger, M., Biswas, A.K., 2002, Extractive Metallurgy of Copper, Pergamon, UK.
- **Dutrizac, J.E., McDonald. R.J.C., 1974,** Ferric ion as a leaching medium, Mineral Sci. Engng. 6. No2. 59-95.
- Er, M., 1998, Trabzon Yomra Kayabaşı Bakır Yatağı Maden Jeolojisi Raporu, Trabzon.
- Habashi, F., 2006, Pressure Hydrometallurgy update, XXIII International Mineral Processing Congress, s.1265-1275.
- Palencia I., Romero R., 2002, Treatment of Secondary Copper Sulphides (Chalcocite and Covellite) by The BRISA Process, Hydrometallurgy 66. 85-93.
- Smalley, N., Davis, G., 2000, Operation of the Las Cruces Ferric Sulphate Leach Pilot Plant, Minerals Engineering, 13. 599-608.
- Woods, R., Hope, G.A., 1999, A SERS Spectroelectrochemical Investigation of tThe Intersection of O-isopropyl-Nethylthionocarbomate with Copper Surfaces, Colloids Surf., A 146, 63-74.
- Y Imaz, T., 2004, Yomra-Kayabaşı Masif Sülfid Cu-Pb-Zn Cevherinin Flotasyon Yöntemi İle Zenginleştirilmesi, Yüksek Lisans tezi, KTÜ Müh. Mim. Fakültesi, Trabzon.
- Yılmaz, T., Alp, İ., Deveci, H., Celep, O., 2005, Concentration of Kayabaşı-Trabzon (Turkey) Cu-Zn Ore By Flotation, 5rd International Conference "Modern Management of Mine Producing, Geology and Environmental Protection" SGEM, Bulgaria.

 Yayına Geliş - Received
 : 23.03.2007

 Yay na Kabul - Accepted
 : 20.07.2007