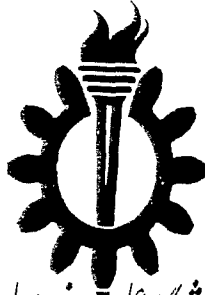


بِسْمِ اللّٰهِ الرَّحْمٰنِ الرَّحِیْمِ

بسمه تعالی

۱۳۸۲ / ۵ / ۲۷

توزیع اطلاعات مدرک علمی ایران
توسط سازمان اسناد و کتابخانه ملی



دانشگاه علم و صنعت ایران

دانشکده مهندسی مواد و متالورژی

عنوان:

بررسی اثر فعال‌سازی مکانیکی کنسانتره سولفیدی مس سرچشمه بر آندمان
حل سازی مس در کلرید فریک

پایان نامه برای دریافت درجه کارشناسی ارشد

استاد راهنما:

آقای دکتر وحدتی

دانشجو:

علیرضا کمالی

۴۷۷۰۹

آبان ماه ۸۱

چکیده

بخش اعظم مس تولیدی در جهان توسط اعمال روشهای پیرومتالورژیکی بر روی کنسانتره های سولفیدی مس تهیه می شود. با این وجود، قوانین زیست محیطی، باعث شده است که فرآیندهای هیدرو متالورژیکی که مستلزم آلودگی کمتری می باشند، روز بروز توسعه بیشتری یابند. در این تحقیق تاثیر فعالسازی مکانیکی کالکوپریت بر راندمان حل سازی مس در محلول اسیدی کلرید فریک مورد بررسی قرار گرفت. فعالسازی مکانیکی با استفاده از یک آسیای گلوله ای، اثر قابل توجهی بر افزایش راندمان حل سازی مس داشت. با استفاده از این روش، حل سازی کامل مس در یک محلول نسبتا رقیق از کلرید فریک و در زمانهای حل سازی نسبتا کوتاه مشاهده شد. در این تحقیق رابطه ضریب تاثیر کار مکانیکی با زمان آسیاکاری معین شد. مشاهده شد که عواملی از جمله کاهش اندازه ذرات در حین آسیاکاری، در افزایش سرعت حل سازی مس مؤثر می باشند. همچنین مشاهده شد که بازماندهی به کنسانتره پس از کار مکانیکی، از سرعت حل سازی بعدی، کاسته می شود. با انجام کار مکانیکی به مدت ۱۴۴۰ دقیقه، انرژی فعالسازی از $60/23 \text{ KJ/mol.k}$ در کنسانتره کار نشده به مقدار اندک $5/56 \text{ KJ/mol.k}$ کاهش یافت. این امر مبین تسریع شدید واکنش شیمیایی بواسطه افزایش واکنش پذیری سطح و تسریع انتقال جرم بواسطه کاهش مسافتهای نفوذ در ذرات ریز می باشد. در این تحقیق، تشکیل لایه ای از گوگرد محصول در پیرامون ذرات کنسانتره در خلال حل سازی، مورد تایید قرار گرفت. همچنین پارامترهایی از قبیل نسبت حلال به کنسانتره و سرعت همزدن محلول در خصوص کنسانتره کار شده نیز بررسی شد.

تقدیم به همسر مهربانم

فهرست مطالب

صفحه	عنوان
	فصل اول : مروری بر منابع علمی
۱	۱-۱ وضعیت فلز مس
۴	۱-۲ تولید مس در ایران
۷	۱-۳ مقدمه ای بر روشهای پیرو متالورژی و هیدرو متالورژی
۱۳	۱-۴ هیدرو متالورژی مس
۱۶	۱-۵ حل سازی مستقیم سنگ معدن سولفیدی مس
۱۸	حل سازی با اسید سولفوریک غلیظ
۲۰	حل سازی بوسیله آمونیاک
۲۱	حل سازی کلریدی
۳۲	بازیافت محصول و خلوص
۳۳	تشکیل گوگرد
۳۷	اصول حل سازی کالکوپریت در کلرید فریک
۴۴	۱-۶ فعالسازی کالکوپریت
۴۴	فعالسازی مکانیکی
۴۸	۱-۷ مروری بر فرآیند آسیاکاری
۴۸	فرآیند آلیاژ سازی مکانیکی
۵۱	۱-۷-۲ تشکیل مواد آمورف
۵۱	۱-۷-۳ انواع مختلف آسیاهای گلوله ای مورد استفاده در آلیاژ سازی مکانیکی
۵۸	۱-۸ انتخاب محفظه برای انجام فرآیند حل سازی در کلرید فریک

صفحه	عنوان
	فصل دوم : آزمایشات و نتایج
۶۰	۲-۱ مواد اولیه
۶۴	تجهیزات مورد استفاده
۶۵	۲-۲ آزمایشات انجام شده
۶۷	۲-۲-۱ بررسی اثر مدت زمان اعمال کار مکانیکی
۶۹	۲-۲-۲ دانه بندی سرندي
۷۱	۲-۲-۳ آزمایشات میکروسکوپی و اشعه ایکس
۷۸	۲-۲-۴ بررسی اثر فاصله زمانی موجود بین اتمام کار مکانیکی و آغاز حل سازی
۷۹	۲-۲-۵ بررسی اثر دما بر کسر مس حل شده
۸۰	۲-۲-۶ بررسی اثر نسبت $FeCl_3/CuFeS_2$ در راندمان حل سازی مس
۸۱	۲-۲-۷ بررسی اثر سرعت همزدن محلول بر راندمان حل سازی مس
۸۲	۲-۲-۸ سایر آزمایشات
	فصل سوم : بحث و نتیجه گیری
۸۳	۳-۱ بررسی اثر مدت زمان اعمال کار مکانیکی بر راندمان حل سازی مس
۹۲	۳-۲ بررسی اثر دانه بندی
۹۳	۳-۳ * آزمایشات میکروسکوپی و XRD
۹۴	۳-۴ بررسی اثر فاصله زمانی بین کار مکانیکی و حل سازی
۹۶	۳-۵ اثر دما بر سرعت واکنش
۱۰۳	۳-۶ بررسی اثر نسبت $FeCl_3/CuFeS_2$ در راندمان حل سازی مس از کسالترة ۲۴ ساعت کار شده
۱۰۴	۳-۷ بررسی اثر سرعت همزدن محلول بر راندمان حل سازی مس از کسالترة ۲۴ ساعت کار شده
۱۰۵	۳-۸ نتیجه گیری

صفحه	عنوان
۱۰۶	۳-۹ موارد پیشنهادی جهت تحقیقات بیشتر
	پیوست
۱۰۷	پیوست ۱ (انحلال کالکوپریت در HCl)
۱۰۸	پیوست ۲ (آسیاکاری همزمان کلرید فریک و کنسانتره کالکوپریت)
۱۰۹	پیوست ۳ (شرح محاسبه عدد ریزی دانه در خصوص کنسانتره کار شده)
۱۱۲	منابع

فهرست جداول

صفحه	عنوان
فصل اول	
۲	۱-۱-مهمترین سنگهای کسیدی
۲	۱-۲-مهمترین سنگهای سولفیدی
۳	۱-۳-منابع و ذخایر مس در سطح جهان
۵	۱-۴-اظرفیت علمی و اسمی محصولات مجتمع مس سرچشمه
۶	۱-۵-مهمترین منابع مس موجود در کشور و میزان ذخایر مس مخزنی
۴۲	۱-۶-تکنیکهای موجود در خصوص فعالسازی کالکوپریت
۵۶	۱-۷-ارتباط تعداد گلوله ها، تعداد برخوردها و انرژی سینتیکی بوجود آمده
فصل دوم	
۶۰	۲-۱-ترکیب شیمیایی کنسانتره سولفیدی مس سرچشمه
۶۰	۲-۲-توزیع اندازه ذرات در کنسانتره
۶۱	۲-۳-تعیین میزان رطوبت موجود در کنسانتره
۶۹	۲-۴-نتایج بررسی اثر مدت زمان اعمال کار مکانیکی بر رانندمان حل سازی مس
۷۰	۲-۵-توزیع ذرات در نمونه هایی که بمدت زمانهای مختلف تحت کار مکانیکی قرار گرفته اند
۷۸	۲-۶-نتایج بررسی اثر فاصله زمانی موجود بین اتمام کار مکانیکی و آغاز حل سازی
۷۹	۲-۷-کسر مس حل شده در خصوص کنسانتره ۲۴ ساعت کار شده در ماههای مختلف
۸۰	۲-۸-کسر مس حل شده در خصوص کنسانتره کار نشده در ماههای مختلف
۸۱	۲-۹- بررسی اثر نسبت $FeCl_3/CuFeS_2$ در رانندمان حل سازی مس
۸۱	۲-۱۰-اثر سرعت همزدن محلول بر رانندمان حل سازی مس

عنوان

صفحه

فصل سوم

- ۳-۱ ضریب تاثیر کار مکانیکی در مقابل زمان آسیاکاری ۸۴
- ۳-۲ عدد ریزی دانه (gfn) به ازای مدت زمان کار مکانیکی ۹۲
- ۳-۳ معادلات و ثوابت سرعت آغازین در خصوص انحلال کنسانتره کار نشده ۹۷
- ۳-۴ ثوابت سرعت لحظه ای در خصوص انحلال کنسانتره کار نشده در ماههای مختلف ۹۸
- ۳-۵ معادلات و ثوابت سرعت آغازین در خصوص انحلال کنسانتره ۲۴ ساعت کار شده ۱۰۰

فهرست نمودارها

صفحه	عنوان
	فصل سوم
۸۵	۳-۱ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۰ دقیقه
۸۵	۳-۲ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۳۰ دقیقه
۸۶	۳-۳ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۶۰ دقیقه
۸۶	۳-۴ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۱۲۰ دقیقه
۸۷	۳-۵ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۱۸۰ دقیقه
۸۷	۳-۶ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۳۶۰ دقیقه
۸۸	۳-۷ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۵۴۰ دقیقه
۸۸	۳-۸ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۹۶۰ دقیقه
۸۹	۳-۹ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۱۴۴۰ دقیقه
۸۹	۳-۱۰ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی. مدت کارمکانیکی : ۱۸۸۰ دقیقه
۹۰	۳-۱۱ راندمان حل سازی مس برحسب زمان حل سازی درزمانهای مختلف کارمکانیکی
۹۰	۳-۱۲ راندمان حل سازی مس پس ازگذشت ۳۰ دقیقه ازمون حل سازی حسب مدت زمان اعمال کارمکانیکی
۹۱	ضریب تاثیر کارمکانیکی برحسب مدت زمان اعمال کارمکانیکی
۹۳	۳-۱۳ عددریزی دانه درمقابل مدت زمان کارمکانیکی
۹۵	۳-۱۴ راندمان حل سازی مس درمقابل فاصله زمانی موجود بین اتمام کارمکانیکی و آغازحل سازی
۹۵	۳-۱۵ چگالی نابجاییها برحسب فشار شوک
۱۰۱	۳-۱۶ کسرمن حل شده درخصوص کنسانتره کارنشده دردهماهای مختلف
۱۰۱	۳-۱۷ کسرمن حل شده درخصوص کنسانتره کارنشده دردهماهای مختلف
۱۰۲	۳-۱۸ LnK0 درمقابل I/T درخصوص کنسانتره کارنشده
۱۰۲	۳-۱۹ LnK0 درمقابل I/T درخصوص کنسانتره ۲۴ ساعت کارشده
۱۰۳	۳-۲۰ راندمان حل سازی مس درمقابل زمان حل سازی درنسبتهای مختلف حلال به کنسانتره
۱۰۴	۳-۲۱ راندمان حل سازی درمقابل سرعت همزدن

فهرست اشکال

صفحه	عنوان
فصل اول	
۵۲	۱-۱-نمایی عمودی از یک آسیای گلوله ای ماهواره ای
۵۴	۱-۲-نمایی عمودی از یک آسیای گلوله ای افقی
۵۵	۱-۳-نمایی از مقطع عمودی یک آسیای افقی کنترل شده بوسیله نیروی مغناطیسی
۵۷	۱-۴-نمایی از یک آسیای گلوله ای ساپنده
فصل دوم	
۷۱	۲-۱-تصویر SEM از پسماند حل سازی کنسانتره کالکوپریت
۷۲	۲-۲-آنالیز کیفی اخذ شده از پسماند حل سازی کنسانتره کالکوپریت
۷۳	۲-۳-تصویر SEM از کنسانتره کار نشده
۷۴	۲-۴-تصویر SEM از کنسانتره کار شده بمدت ۳ ساعت
۷۵	۲-۵-تصویر SEM از کنسانتره کار شده بمدت ۲۴ ساعت
۷۶	۲-۶-الگوی پراش اشعه ایکس در خصوص کنسانتره کار نشده
۷۷	۲-۷-الگوی پراش اشعه ایکس در خصوص کنسانتره ۲۴ ساعت کار شده

فصل اول

مروری بر منابع علمی

۱-۱ وضعیت فلز مس

مس یکی از مفیدترین و پر مصرفترین عناصر فلزی است و گفته می شود که اولین فلز کشف شده توسط بشر می باشد. از آثار بدست آمده می توان آسیای مرکزی و ترکستان را به عنوان مبداء پیدایش مس در جهان محسوب کرد [۱].

عمده ترین خواص مس عبارت است از هدایت حرارتی و الکتریکی زیاد، مقاومت به خوردگی و ماشین کاری مناسب، افزایش استحکام با کار سرد، قابلیت ساخت، غیر مغناطیسی بودن، رنگ دلپذیر، قابلیت مناسب در جوشکاری و لحیم کاری می باشد. همچنین می توان با افزودن عناصر فلزی دیگری به آن، به خواص مطلوب و دلخواه دست یافت.

منابع جهانی مس شامل کلیه مواد طبیعی حاوی مس است که در درون یا برون پوسته زمین یافت می شوند که در صورت به صرفه بودن استخراج آنها در شرایط کنونی، ذخائر نامیده می شوند.

بر خلاف آهن و آلومینیوم، مس از نقطه نظر ژئوشیمی، عنصری کمیاب است. بعد از آهن و آلومینیوم، مس مهمترین فلز صنعتی در جهان به شمار می رود. با این وجود میزان تخمینی آهن، آلومینیوم و مس در پوسته جامد زمین به ترتیب ۵،۸/۸ و ۰،۰۰۶ درصد می باشد. ذخائر سنگ آهن محتوی ۲۲ تا ۵۵ درصد آهن و ذخائر آلومینیوم (بوکسیت) محتوی ۲۲/۵ تا ۲۷/۵ درصد آلومینیوم است. اما ذخائر مس تنها دارای ۰/۵ تا ۶ درصد مس می باشد [۲]. مس به سه صورت در طبیعت یافت می شود:

سنگهای اکسیدی

سنگهای سولفیدی

مس طبیعی

مرکز اطلاعات و مدارک علمی ایران
تیم مدارک

۱- سنگهای اکسیدی

این سنگها بیشتر در سطح قشر زمین وجود دارند و تغییرات جوی و فعل و انفعالاتی که در طبیعت صورت می گیرد، باعث می شود که سنگهای سولفیدی تبدیل به سنگهای اکسیدی شوند که بیشتر از کربنات طبیعی، اکسیدها، سولفاتها و گاه سیلیکاتها تشکیل شده اند. مهمترین این سنگها در جدول ۱-۱ معرفی شده اند.

جدول ۱-۱: مهمترین سنگهای اکسیدی

وزن مخصوص	شبکه کریستالی	مقدار درصد	فرمول شیمیایی	سنگهای اکسیدی
۶/۱۵	مکعب	۸۸/۸	Cu ₂ O	کوپریت (cuperite)
۶/۴	مونو کلینیک	۷۹/۹	CuO	تنوریت (Tenorite)
۳/۸	مونو کلینیک	۵۵/۳	Cu ₃ (OH) ₂ (CO ₃) ₂ یا 2CuCO ₃ .Cu(OH) ₂	ازوریت (Azurite)
۴/۱۰	مونو کلینیک	۵۷/۵	CuCO ₃ . Cu(OH) ₂	مالاکیت (Malachite)
۴/۱۰	مونو کلینیک	۵۶/۲	(CuCO ₄) ₃ .Cu(OH) ₂	بروکانتیت (Brochantite)
۲/۳ تا ۲/۲	تری کلینیک	۲۵/۵	CuSO ₄ .5(H ₂ O)	کالکانتیت (chalcantite)
۲/۳ تا ۱/۹	آمورف	۳۶ تا ۳۰	CuSiO ₃ .2(H ₂ O)	کریزوکل (chrysocolla)

۲- سنگهای سولفیدی

سنگهای سولفیدی بر عکس سنگهای اکسیدی، در عمق بیشتری از قشر زمین قرار گرفته اند. قسمت اعظم سنگهای مس را سنگهای سولفیدی تشکیل می دهد. مهمترین این سنگها در جدول ۱-۲ گزارش شده است. عیار مس در کانه های سولفیدی ۰/۵ تا ۲ درصد است.

جدول ۱-۲: مهمترین سنگهای سولفیدی

وزن مخصوص	شبکه کریستالی	مقدار مس	فرمول شیمیایی	سنگهای سولفیدی
۸/۵ تا ۵/۵	ارتور میک	۷۹/۹	Cu ₂ S	کلکوزیت
۴/۷	هگزا گونال	۶۶/۵	CuS	کولیت
۴/۳ تا ۴/۱	ترا گونال	۳۴	CuFeS ₂	کالکوپریت
۵/۳ تا ۴/۹	ترا گونال	۶۹/۷ تا ۵۵/۵	CuFeS ₄	بورنیت
۴/۵ تا ۴/۴	ارتور میک	۴/۴۸	Cu ₃ AsS ₄	انارژیت

۳- مس طبیعی

مس گاهی به صورت آزاد در طبیعت یافت می شود. چنین مسی حتی تا درجه خلوص ۹۹/۹۲ درصد می تواند وجود داشته باشد. منابع و ذخائر تخمین زده شده مس در جدول ۳-۱ ارائه شده است [۳].

بر آوردی که در سال ۱۹۹۱ انجام شده است، نشان می دهد که ذخیره احتمالی مس ۲۴۰۰ میلیون تن (مس محتوی) است، اما منابع مس شناخته شده در جهان ۵۰۰ میلیون تن تخمین زده می شود. لذا امکان تامین مس برای ۸۰ سال دیگر فراهم است. این در حالی است که برآورد میزان ذخائر مس، هر سال در حال افزایش میباشد [۲].

جدول ۳-۱ منابع و ذخائر مس در سطح جهان (واحد: میلیون تن)

مناطق مورد بررسی	منابع اولیه	ذخائر پایه	ذخائر قابل استخراج
کانادا	۱۴۱	۳۲	۱۵
مکزیک	-	۲۳	۱۷
ایالات متحده	۳۸۲	۹۰	۵۷
سایر	۵۷	۱۵	۱
کل آمریکای شمالی و مرکزی	۵۸۰	۱۶۰	۹۰
شیلی	۲۶۹	۹۷	۷۹
پرو	۶۸	۳۲	۱۲
سایر	۷۳	۱۲	۳
کل آمریکای جنوبی	۴۱۰	۱۴۰	۹۵
کل اروپا	۵۸	۷۰	۵۰