



٢٥٣١٨

۱۳۸۷/۸/۳۰

به نام خدا

دانشکده متالورژی

تهیه روپرین مصنوعی از کنسافتره ایلمنیت کهنج جهت استفاده در پوشش الکترود جوشکاری

آرش رجبی تبار

۳۶۴۱۸

پایان نامه کارشناسی ارشد

در رشته

مهندسی متالورژی - استخراج فلزات

اساتید راهنما: دکتر محمد شیخ شاپ بافقی
دکتر مسعود گودرزی

۰۱۳۹۰

بهمن ۱۳۷۹

عنوان مطالب

صفحه

۱	چکیده
۳	۱-۱ مقدمه
۴	۲-۱ مصارف دی اکسید تیتانیوم

فصل دوم:

۸	۱-۲ فرآوری ایلمنیت
۹	۲-۲ روش سرباره‌سازی
۱۱	۳-۲ روش کلرینه کردن
۱۲	۴-۲ روش عملیات حرارتی و جداسازی شیمیایی یا فیزیکی

فصل سوم:

۱۹	۱-۳ اکسیداسیون و احیاء
۱۹	۲-۳ اکسیداسیون
۲۳	۳-۳ احیاء
۲۵	۴-۳ احیاء کنسانتره ایلمنیت در حالت جامد
۲۷	۵-۳ مکانیزم احیاء
۲۸	۶-۳ کیتیک احیاء
۲۹	۷-۳ احیاء ایلمنیت در حضور مواد قلیایی

فصل چهارم:

۳۱	۱-۴ حل کردن (Leaching)
۳۲	۲-۴ حل کردن توسط اسید کلریدریک
۳۶	۳-۴ کیتیک حل شدن
۳۹	۴-۴ حل کردن بوسیله کلرووفریک

عنوان مطالب

صفحه

۴۱	فصل پنجم: گزارش نتایج پژوهش‌های عملی
۴۱	۱-۵ آزمایش‌های مربوط به قسمت اکسیداسیون
۴۱	۱-۱-۵ ماده مورد استفاده
۴۳	۲-۱-۵ روش آزمایش
۴۴	۲-۱-۵ نتایج و بحث
۴۷	۲-۵ آزمایش‌های مربوط به قسمت احیاء
۴۸	۱-۲-۵ روش آزمایش
۵۰	۲-۲-۵ نتایج و بحث
۵۴	۱-۲-۲-۵ تأثیر مواد افزودنی
۵۶	۲-۲-۲-۵ احیاء پلت‌های حاوی کنسانتره ایلمنیت طبیعی [اکسید نشده]
۵۹	۳-۲-۲-۵ بررسی تأثیر نوع ماده احیاء کننده
۶۲	۲-۵ آزمایش‌های حل کردن (Teaching)
۶۳	۱-۳-۵ روش آزمایش
۶۵	۲-۳-۵ نتایج و بحث
۶۵	۱-۲-۳-۵ اثر نسبت مولی
۶۷	۲-۲-۳-۵ تأثیر غلظت کلوروفریک
۶۸	۳-۲-۳-۵ تأثیر دما
۶۹	۴-۲-۳-۵ تأثیر زمان
۷۱	۴-۵ ساختار محصول
۷۲	۵-۵ جمع‌بندی نتایج
۷۳	ضمیمه
۷۵	فهرست منابع و مراجع

صفحه	فهرست تصاویر و نمودارها	عنوان
		۱۳
۱-۲	مراحل تهیه دی اکسید تیتانیوم از طریق حل کردن در اسید سولفوریک	
۴۲	نمودار پراش اشعه X مربوط به نمونه کنسانتره ایلمنیت طبیعی	
۴۶	مقایسه نتایج اکسیداسیون ایلمنیت	
۴۷	نمودار پراش اشعه X مربوط به نمونه اکسید شده	
۵۲	مقایسه نتایج احیاء در درجه حرارت های 1100°C و 1200°C	
۵۳	مقایسه نتایج احیاء پلت های کامپوزیتی و غیر کامپوزیتی	
۵۳	مقایسه نتایج احیاء پلت های کامپوزیتی در دو حالت مدفون و غیر مدفون	
۶۱	مقایسه سرعت و درجه فلزی شدن پلت های کامپوزیتی، محتوی مقادیر مختلف کربن	
۶۲	مقایسه نتایج احیاء پلت های کامپوزیتی	
۶۳	نمودار پراش اشعه X، مربوط به یک نمونه ماده احیاء شده	
۶۶	اثر نسبت مولی کلرور فریک بر میزان حل شدن آهن فلزی	
۶۸	تأثیر غلظت کلرور فریک در محلول لیچ بر روی بازیابی حل شدن آهن فلزی	
۶۹	تأثیر دما بر بازیابی حل شدن آهن فلزی موجود در کنسانتره احیاء شده	
۷۰	نتایج تاثیر زمان حل سازی بر حل شدن آهن فلزی موجود در کنسانتره احیاء شده	
۷۱	نمودار پراش اشعه X نمونه فرآوری شده (احیاء و حل شده)	

چکیده:

هدف از اجرای این پروژه، حذف انتخابی آهن از کنسانتره ایلمنیت داخلی (کهنه‌ج کرمان) و تولید دی اکسید تیتانیوم، موسوم به روتیل مصنوعی بوده است. این ماده که در حال حاضر از خارج تأمین می‌شود، بیش از ۵۰ درصد وزن پوشش الکترودهای جوشکاری روتیلی، که یکی از مهمترین انواع الکترودهای جوشکاری است، را تشکیل می‌دهد. روتیل مصنوعی بدست آمده از این طریق، می‌تواند برای تولید تراکلور تیتانیوم ($TiCl_4$) که ماده اولیه تولید فلز تیتانیوم است نیز، مورد استفاده قرار گیرد.

در این تحقیق، سه مرحله اکسیداسیون، احیاء و حل کردن (Leaching) کنسانتره ایلمنیت در مقیاس آزمایشگاهی مورد بررسی قرار گرفته و عوامل مؤثر در هر مرحله بهینه گردیده است. گرچه تأثیر مثبت اکسیداسیون ایلمنیت به اثبات رسیده است، اما نتایج بدست آمده از این تحقیق نشان می‌دهد که اکسیداسیون ایلمنیت در مراحل احیاء و حل کردن، بهبودی بوجود نیاورده است. شاید بتوان احیاء اکسید آهن تا آهن فلزی و در درجه حرارت‌های بالا را مهمترین علت بی‌تأثیر بودن فرآیند اکسیداسیون بر شمرد.

مرحله احیاء، مهمترین بخش فرآیند محسوب می‌شود. در این مرحله با استفاده از زغال چوب به عنوان ماده احیاء کننده، اکسید آهن موجود در ترکیب ایلمنیت به آهن فلزی احیاء می‌شود. محصولی که در این مرحله بدست می‌آید حاوی آهن فلزی، TiO_2 و مقداری ناخالصی می‌باشد. حذف آهن در مرحله حل کردن صورت می‌گیرد که در نتیجه آن، روتیل مصنوعی حاوی ۹۰٪ TiO_2 بدست خواهد آمد. این محصول علیرغم همراه داشتن مقداری ناخالصی، برای استفاده در

پوشش الکترود جوشکاری مناسب می باشد.

برای حذف آهن در مرحله حل کردن از محلول کلروورفریک ($\text{FeCl}_3 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$) به عنوان حلال

استفاده شد. براساس یافته های این پژوهش در مراحل آزمایشگاهی، مرحله اکسیداسیون کلاً حذف

گردید و شرایط بهینه احیاء به شرح زیر تعیین گردید.

الف: درجه حرارت احیاء: 1200°C

ب: شارژ: مخلوط کنسانتره ایلمنیت و پودر زغال چوب بادانه بندی $+200$ و -80 - مش.

همچنین برای جلوگیری از اکسیداسیون مجدد در تمام طول آزمایش، شارژ با لایه ای از زغال

محافظت می گردید،

پ: مقدار زغال چوب: به نسبت استوکیومتری،

ت: زمان احیاء: ۲ ساعت.

با اعمال شرایط مذکور، حدود ۹۰ درصد اکسید آهن کنسانتره به آهن فلزی احیاء شد. سپس

نمونه احیاء شده در محلول کلروورفریک حل شد که شرایط بهینه به شرح زیر بدست آمد:

الف: غلظت محلول مورد استفاده: ۳۰۰ گرم کلروورفریک، متبلور در یک لیتر آب،

ب: نسبت مولی کلروورفریک به آهن موجود در شارژ: $1/25$ ،

پ: درجه حرارت حل کردن: دمای محیط،

ت: زمان حل کردن: ۳۰ دقیقه.

با حل کردن تحت شرایط فوق، آهن فلزی موجود در ایلمنیت احیاء شده کاملاً حل شد.

محصولی که در نهایت بدست آمد حاوی بیش از ۹۰ درصد دی اکسید تیتانیوم همراه با مقداری ناخالصی بود.

فصل اول

۱.۱ مقدمه

ایلمنیت و روتیل دو کانی مهم تیتانیوم محسوب می‌شوند. مناسبترین کانی برای تهیه فلز تیتانیوم روتیل می‌باشد و برای تهیه دی اکسید تیتانیوم، نوعاً از ایلمنیت استفاده می‌شود. به دلیل کم شدن ذخایر روتیل و بالطبع افزایش قیمت آن، برای تهیه تیتانیوم فلزی نیز نظرها به جانب ایلمنیت جلب شده است.

ایلمنیت، سنگ معدنی با ساختمان رومبودرال و با ترکیب $\text{FeO} \cdot \text{TiO}_2$ می‌باشد. سختی این کانی در مقیاس Mohs برابر ۵/۵ و وزن مخصوص آن $3/74 \text{ g cm}^{-3}$ است. رنگ این کانی سیاه بوده و دارای خاصیت مغناطیسی می‌باشد. ایلمنیت در نقاط مختلف جهان پراکنده است و بویژه در کشورهای روسیه (کوه‌های ایلمن، که نام ایلمنیت نیز از این کوه‌ها گرفته شده است)، آفریقای جنوبی، نروژ و کانادا ذخایر قابل توجهی از این کانی شناسایی شده است.

در واقع این فلز از لحاظ فراوانی پس از آلومینیوم (۱۵/۶۱٪ آلومینا)، آهن (۹۹/۶٪ اکسیدهای فرو و فریک) و منیزیم (۳/۵۶٪ اکسید منیزیم) چهارمین فلز صنعتی پوسته زمین بوده و ۱/۰۶ درصد پوسته زمین را دی اکسید تیتانیوم تشکیل می‌دهد. تیتانیوم به صورت‌های مختلف در طبیعت وجود دارد. اسامی و برخی مشخصات کانی‌های تیتانیوم در جدول‌های ۱-۱ و ۲-۱ آورده شده است. از این میان، با توجه به وفور نسبی در طبیعت، کانی‌های روتیل، ایلمنیت و محصولات تحول ایلمنیت نظیر لیوکوکسن (Leucoxene) بیشتر مورد توجه می‌باشند.

جدول ۱-۱: کانی‌های مهم تیتانیوم

کانی	فرمول شیمیایی	سختی رنگ	چگالی (g cm ⁻³)	(Mohs)
ایلمینیت (Ilmenite)	(FeTiO ₃)	۴/۷۴	۵/۵	سیاه
روتیل (Rutile)	(TiO ₂)	۴/۳۷	۶/۲۵	قهوه ای مایل به قرمز
آناتاز (Anatase)	(TiO ₂)	۳/۹۰	۵/۷۵	قهوه ای
بروکیت (Brookite)	(TiO ₂)	۴/۱۳	۵/۷۵	زرد مایل به قهوه ای
لیوکوکسن (Leucoxene)	-	۴/۰	-	زرد مایل به قهوه ای
آریزونیت (Arizonaite)	(Fe ₂ O ₃ .3TiO ₂)	۴/۱۲	-	قرمز

روتیل طبیعی با ۹۰ تا ۹۶ درصد دی اکسید تیتانیوم، برای تهیه فلز بسیار مورد توجه می‌باشد.

به دلیل نیاز به خلوص کمتر، دی اکسید مورد نیاز به عنوان رنگ دانه، غالباً از طریق حل کردن در اسید سولفوریک (روشن سولفات)، از ایلمینیت، که میزان دی اکسید آن بین ۴۰ تا حداقل ۶۵ درصد

می‌باشد، تهیه می‌گردد. کم شدن ذخایر روتیل، تظره‌های سمت استفاده از ایلمینیت، حتی برای تولید

فلز، معطوف نموده است. از طرفی، مسائل زیست محیطی محدودیت‌هایی را برای استفاده از روش

سولفات بوجود آورده است. بدین لحاظ، روش‌های مختلفی برای فرآوری ایلمینیت مورد توجه قرار

گرفته است. قبل از وارد شدن در بحث فرآوری ایلمینیت، بجاست کاربردهای دی اکسید تیتانیوم به

اجمال مورد اشاره قرار گیرد.

۱.۲ مصارف دی اکسید تیتانیوم

مقادیر زیادی از دی اکسید تیتانیوم در صنعت لعاب (Vitreous، لعاب شفاف یا لعاب

زجاجی) مورد استفاده قرار می‌گیرد. دی اکسید تیتانیوم، مقاومت لعاب در برابر اسید را بهبود

می‌بخشد و خصوصیت «جلوگیری عالی آن از عبور نور» سبب می‌شود که بتوان از پوشش‌های نازکتر

استفاده نمود و در نتیجه آسیب پذیری در برابر خم شدن (Flexure) را تقلیل داد. بدین ترتیب می‌توان وزن قطعات را کم کرده و در هزینه‌ها صرفه‌جویی نمود. برای کاهش آلودگی دی اکسید با ذرات گرد و غبار و همچنین سهولت حمل و نقل، در صنایع لعب، ذرات درشت دی اکسید تیتانیوم مورد استفاده قرار می‌گیرد. همچنین، برای جلوگیری از آلودگی رنگی، بایستی غلطت عناصری نظیر تنگستن و نایوبیوم، که در اثرات نامطلوب آنها بر روی رنگ لعب جای تردید نیست، بدقت تحت کنترل قرار گیرد.

دیگر کاربرد مهم دی اکسید تیتانیوم در تولید اجزاء تجهیزات الکترونیکی می‌باشد. ثابت دی الکتریک و مقاومت مخصوص الکتریکی بالای این ماده، آن را برای استفاده در خازن‌های

جدول ۱-۲: کانی‌های با اهمیت کمتر تیتانیوم

کانی	فرمول شیمیایی	چگالی g cm ⁻³
آنسوویت (Ansovite)	(Ti ₃ O ₅)	-
کریکتونیت (Chrichtonite)	(Fe ⁺² ₁₆ Fe ⁺³ ₁₄ Ti ₆₆ O ₁₆₉)	-
دوئتلریت (Doetlerite)	(TiO ₂)	-
فولویت (Fulvite)	(TiO ₂)	-
گیکیه لیت (Geikielite)	(MgTiO ₃)	۴/۰۵
هیدروروتیل (Hydronutile)	(TiO ₂ .mH ₂ O)	-
کالکوسکین (Kalkowskyn)	(Fe ₂ Ti ₃ O ₉)	-
نوپیت (Knopite)	((Ca,Ti,Ce) ₂ O ₃)	-
مانانیلمنیت (Mananilmenite)	((FeMn)TiO ₃)	-
پرووویکیت (Perovskite)	((Ca,Na,Fe ⁺² ,Ce)(Ti,Nb)O ₃)	۴/۱۲
پیکروایلمنیت (Picroilmenite)	((Mg,Ge)TiO ₃)	-
سودوبروکیت (Pseudobrookite)	(Fe ₂ TiO ₅)	-
پیروفانیت (Pyrophanite)	(MnTiO ₃)	۴/۵۴
تیلیت (Tielite)	(Al ₂ TiO ₅)	-
تیتانومگنتیت (Titanomagnetite)	((FeTi) ₃ O ₄)	-
اولووسپینل (Ulvospinel)	(Fe ₂ TiO ₄)	-
ایتروکراسیت (Yttrocrasite)	(YTh ₂ Ti ₄ O ₁₁)	-

کوچک بسیار مناسب می‌سازد. چنین خازن‌هایی از طریق فشرده ساختن روتیل بسیار خالص به شکل مورد نظر و سپس حرارت دادن و زینتر کردن آن در دمای $1400 - 1450^{\circ}\text{C}$ ساخته می‌شوند. تاکنون مواد زیادی به منظور افزایش یا اصلاح خصوصیات الکتریکی دی اکسید تیتانیوم به آن افزوده شده است. برخی از این مواد، نظیر دی اکسید زیرکونیوم، تنها نقش یک عامل رقیق‌کننده را ایفا می‌کنند، ولی برخی دیگر مثل اکسید باریم تشکیل اکسیدها یا تیتانات‌های مخلوط می‌دهند. مقدار افزودنی‌هایی از این دست باستی به اندازه‌ای باشد که اثرات تخریبی بر خصوصیات الکتریکی محصول نداشته باشد.

از روتیل و تیتانات استرانسیم در ساخت جواهرات مصنوعی نیز استفاده می‌شود. این کار از طریق فرآیند نظیر فرآیند Verneuil در ساخت یاقوت مصنوعی، اجسام می‌گیرد. همربت بالای شکست نور این مواد سبب درخشندگی زیاد جواهرات ساخته شده از آنها می‌گردد. مصرف دی اکسید تیتانیوم در ساخت کاتالیست‌ها، به عنوان عامل فعال و یا بعنوان یک حامل خشی در حال گسترش می‌باشد. در حال حاضر استفاده از مخلوطی از دی اکسید تیتانیوم و پنتا اکسید وانادیوم بعنوان کاتالیست، در برخی فرآیندهای شیمیایی، نظیر اکسیداسیون تسریع شده ترکیبات آلی، کاملاً ثبت شده می‌باشد. همچنین، برای احیاء اکسیدهای نیتروژن در گازهای خروجی از موتورهای درون سوز نیز از همین مخلوط استفاده می‌گردد. از دی اکسید تیتانیوم بعنوان حسگر (Detector) اکسیژن برای کنترل عملکرد موتور اتومبیل‌ها نیز استفاده می‌شود.

دی اکسید تیتانیوم تلقیح شده با فلزات ارزشمند، نظیر پلاتین، رو迪وم و روتنیوم، یا نیکل در برای تولید هیدروکربورها از مونواکسید کربن و هیدروژن مورد استفاده قرار Fischer-Tropsch ستز

می‌گیرد. دی اکسید تیتانیوم تلقیح شده با پلاتین بعضاً بعنوان کاتالیست نیز بکار گرفته می‌شود.

در واکنش‌های بی‌شمار دیگری در مقیاس آزمایشگاهی، از دی اکسید تیتانیوم به عنوان کاتالیست استفاده شده است، که به عنوان نمونه می‌توان به واکنش‌های اکسیداسیون سولفور هیدروژن به دی اکسید گوگرد، آب زدایی الكل‌ها، متیلاسیون، ایزو مریزاسیون و آلکیلاسیون اشاره نمود.

مقادیر زیادی از دی اکسید تیتانیوم در صنعت به عنوان رنگدانه بکار برده می‌شود. طبق گزارش آقای سلیمان کوثری در مجله «رشد آموزش زمین‌شناسی» در سال ۱۳۶۶، میزان مصرف دی اکسید تیتانیوم در کشور برای مصارف رنگ‌سازی قریب ۱۸۰۰۰ تن بوده است. با توجه به رشد صنایعی که به انحصار مختلف از TiO_2 به منظور رنگ‌دهی استفاده می‌نمایند، میزان مصرف در حال حاضر بسیار بیشتر از مقدار ذکر شده می‌باشد.

پس از مصارف رنگ‌سازی، عمدۀ مصرف دی اکسید تیتانیوم در جوشکاری و بعنوان یکی از اجزاء اصلی بسیاری از انواع روکش‌های الکترود جوشکاری می‌باشد. در روکش‌های سلولزی و روتیلی میزان دی اکسید تیتانیوم حتی تا ۶۰٪ نیز ذکر شده است. در اغلب موارد دی اکسید تیتانیوم بعنوان پایدار‌ساز قوس الکتریکی به روکش اضافه می‌گردد، ولی در مواردی نیز از این ماده به منظور آلیاژسازی در فلز جوش استفاده می‌شود.

فصل دوم

۲-۱ فرآوری ایلمنیت

مهمترین ناخالصی موجود در ایلمنیت آهن می باشد، و برای دست یابی به دی اکسید تیتانیوم مناسب برای تهیه فلز و رنگ دانه، جدا کردن آهن از اکسید تیتانیوم ضرورت دارد. روش های مطرح شده برای فرآوری ایلمنیت تاکنون چندین بار مورد مرور قرار گرفته است [۳-۱]. روش های صنعتی یا آزمایشگاهی برای جدا کردن آهن از ایلمنیت را می توان در سه گروه دسته بندی نمود. دسته اول که نسبت به دو دسته دیگر قدمت پیشتری دارد، فرآوری ایلمنیت از طریق سرباره سازی می باشد. در این دسته از فرآیندها، با ذوب و احیاء آهن، مذاب چدن همراه با یک سرباره علنی از تیتانیوم بدست می آید.

دسته دوم فرآیندهایی می باشد که با کلرینه کردن مستقیم ایلمنیت آهن آن را جدا می کنند. این دسته از فرآیندها هنوز در صنعت مورد استقبال چندانی قرار نگرفته اند. دسته سوم فرآیندهایی می باشد که در آن ها تلفیقی از عملیات حرارتی و فیزیکی یا شیمیایی مورد استفاده قرار می گیرد. وجه تشابه این فرآیندها در این است که عملیات حرارتی مورد اشاره در شرایطی اعمال می شود که ذوب شدن شارژ اتفاق نمی افتد. تنوع این دسته بیش از دو دسته دیگر می باشد.

۲-۲ روش سرباره سازی

تحقیقین متعددی تهیه دی اکسید تیتانیوم از طریق سرباره سازی را مورد بررسی قرار داده‌اند [۸-۴]. همانگونه که عنوان شد، قدیمی‌ترین طریقه برای جدا کردن آهن از دی اکسید تیتانیوم، ذوب ایلمنیت در یک کوره قوس همراه با یک احیاء کننده می‌باشد. سرباره‌ای که به این ترتیب بدست می‌آید غنی از تیتانیوم بوده و بسته به ترکیب آن می‌تواند برای تولید فلز یا تهیه دی اکسید تیتانیوم مورد استفاده قرار گیرد.

در سال ۱۹۹۶ قریب ۲ میلیون تن سرباره با عبارت تیتانیوم بیش از ۷۰ درصد در دنیا تولید شده است [۳]. یکی از مهمترین تولید کننده‌های سرباره، «آهن و تیتانیوم کبک» در سورل کانادا می‌باشد. تولید این کمپانی در سال ۱۹۹۶ بالغ بر ۷۵۰ کیلوتون گزارش شده است [۳]. روش کار این شرکت به این صورت است که کانی خرد و کلسینه شده همراه با زغال سنگ درون کوره قوس الکتریکی شارژ می‌شود. میزان زغال حدود دو برابر وزنی کانی است و وظیفه آن صرفاً احیاء اکسید آهن به فلز می‌باشد. منبع حرارت در اینجا قوس الکتریکی است که دمای مواد شارژ را تا حدود 1650°C بالا می‌برد. در این شرایط بخش عده آهن احیاء شده و به صورت چند مذاب با خلوص بالا در قسمت تحتانی کوره جمع می‌شود. اکسید تیتانیوم و دیگر اکسیدها به همراه بخش کمی از اکسید آهن که احیاء نشده باقیمانده است، تشکیل سرباره غنی از تیتانیوم را داده و بر روی آهن مذاب قرار می‌گیرند. وجود اکسید آهن در سرباره برای بالا بردن سیالیت آن ضروری می‌باشد.

محصولات اصلی این فرآیند یکی چند مذاب که تحت عنوان «فلز سورل» شناخته می‌شود، و دیگری سرباره غنی از تیتانیوم تحت عنوان «سرباره سورل» می‌باشند. نمونه آنالیز شیمیایی سرباره سورل در جدول ۲-۱ آورده شده است. بواسطه میزان بالای $\text{CaO} + \text{MgO}$ ، این سرباره برای روش

کلرور مناسب نبوده و عمدتاً برای تهیه دی اکسید از طریق سولفات به فروش می‌رسد.

دیگر تولید کننده سرباره در مقیاس بالا «ریچاردزبی میزالز تایساند

Richards Bay Minerals Tisanد در ریچاردزبی آفریقای جنوبی می‌باشد. میزان تولید

ریچاردزبی در سال ۱۹۹۴ حدود ۹۰۰ کیلو تن در سال گزارش شده است [۲]. در منابع در دسترس،

اشاره‌ای به جزئیات روش نشده است. سرباره ریچاردزبی بواسطه عبار بالای دی اکسید تیتانیوم و

مقادیر کم اکسیدهای کلسیم و منیزیم، کاملاً برای کلرینه کردن در راکتورهای با بستر شناور مناسب

می‌باشد. نمونه آنالیز این سرباره نیز در جدول ۱-۲ ارائه گردیده است.

کمپانی‌های زیادی در کشورهای نروژ، چین و زلاندنو از روش سرباره سازی برای فرآوری

ایلمنیت سود می‌جوینند [۳]. در زبان نیز کمپانی تیتانیوم اوزاکا تا سال ۱۹۷۷ از این طریق برای

جداسازی آهن از دی اکسید تیتانیوم استفاده می‌نموده است [۹]

جدول ۱-۲: نمونه ترکیب شیمیایی سرباره فنی از تیتانیوم

(۱) RB	(۱) QIT	سرباره	ترکیب	(۱) RB	(۱) QIT	سرباره	ترکیب
%۰/۹	%۵/۵-۴/۵	(MgO)		%۸۵/۵	%۷۲-۷۰	(TiO ₂)	
%۰/۲۲	%۰/۲۵	حداکثر	(Cr ₂ O ₃)	%۲۵	%۱۵-۱۰	(Ti ₂ O ₃)	
%۰/۴۰	%۰/۶-۰/۵		(V ₂ O ₅)	%۷/۵	%۱۵-۱۲	(FeO)	
%۱/۴	%۰/۳-۰/۲		(MnO)	%۰/۲	%۱/۵	حداکثر	آهن فلزی
%۰/۰۷	%۰/۱۰-۰/۰۳		(C)	%۱/۵	%۵-۳/۵	(SiO ₂)	
%۰/۰۶	%۰/۱۰-۰/۰۳		(S)	%۲	%۶-۴	(Al ₂ O ₃)	
-	%۰/۰۲۵	حداکثر	(P ₂ O ₅)	%۰/۱۴	%۱/۲	حداکثر	(CaO)

Quebec Iron & Titanium - QIT :۱

Richards Bay - RB :۲