

بازیابی طلای پلاسربی با استفاده از دستگاه نلسون و میز جمنی (مطالعه موردي: کوه زر دامغان)

محمود عبدالله‌ی^{*8}، مهدی ذاکری²

1- استاد دانشگاه تربیت مدرس، بخش مهندسی معدن، E-mail: minmabd@modares.ac.ir
2- مریبی پژوهشی جهاد دانشگاهی واحد تربیت مدرس، گروه فرآوری مواد معدنی، E-mail: M.zakeri@acecr.ac.ir

(دریافت ۲۸ مرداد ۸۳۸۸، پذیرش ۹ اسفند ۸۳۸۸)

چکیده

امروزه استفاده از سانتریفیوژ نلسون و میز جمنی در بسیاری از کارخانجات فراوری طلای پلاسربی در دنیا جایگزین جداینده‌های ثقلی متداول همچون جیگ، اسپیرال و میز نرم شده‌اند. دستیابی به بازیابی ۹۹ تا ۹۵ درصدی در کارخانجاتی که از این دستگاه‌ها استفاده کردند باعث استفاده روز افزون این دستگاه‌ها در کارخانجات طلای پلاسربی گردیده است. هدف این مقاله بررسی افزایش بازیابی طلای پلاسربی کارخانه طلای پلاسربی کوه زر دامغان با استفاده از سانتریفیوژ نلسون و میز جمنی است. نمونه‌های مورد آزمایش با عیار ۱۹/۵۲ ppm از ترانشهای که خوراک کارخانه را تامین می‌کرد، انتخاب شد. پارامترهای مورد بررسی در آزمایش‌های نلسون، میزان نرخ خوراک دهی خشک، سرعت دورانی جام دستگاه و فشار آب بودند که در نهایت بهترین بازیابی در نرخ خوراک دهی ۴۲۹ گرم بر دقیقه، سرعت دورانی ۸۹ درصد سرعت نهایی و فشار آب ۳ psi معادل ۹۳/۹۲ درصد با عیار کنسانتره ۸۹/۸ ppm حاصل شد. کنسانتره حاصل از آزمایش بهینه شده نلسون به عنوان خوراک میز جمنی استفاده گردید. پارامترهای مورد بررسی در آزمایش‌های میز جمنی عبارت از فرکانس میز، دبی آب شستشو و نرخ خوراک دهی بود که پس از انجام آزمایش‌های لازم مقادیر بهینه آنها به ترتیب برابر ۳۹۹ دور بر دقیقه، ۵/۲ لیتر بر دقیقه و ۹/۸ کیلو گرم بر دقیقه حاصل شد. بازیابی در شرایط فوق الذکر معادل ۹۷/۸۷ درصد و عیار کنسانتره ۶۹ ppm بوده است.

کلمات کلیدی

طلای پلاسربی، جدایش ثقلی، میز جمنی، سانتریفیوژ نلسون

* نویسنده مسئول عهددار مکاتبات

8- مقدمه

کاربرد جدالکننده‌های مدرن با راندمان بالاتر همانند سانتریفیوژ نلسون و میز جمنی در صنعت فرآوری طلا، بررسی و تحقیقات بیشتر به منظور جایگزینی دستگاه‌های روز دنیا (همچون نلسون و میز جمنی) در کارخانجات طلای پلاسراپی با توجه به اکتشافات رو به رشد معادن طلای پلاسراپی در کشور امری ضروری به نظر می‌رسد.

2- بخش تجربی**2-8- تهیه نمونه**

این منطقه از نظر بررسی‌های اکتشافی که توسط شرکت طلای ایران به منظور تامین خوارک کارخانه انجام شده بود، به چهار ناحیه شامل ترانشه شماره ۱ (۱ متر اول)، ترانشه ۱ (۱ متر دوم)، ترانشه ۲ و چال اکتشافی تقسیم شده است. از آنجایی که نمونه ترانشه ۱ (۱ متر اول) بهدلیل عیار بالاتر به عنوان خوارک کارخانه استفاده می‌گردد، لذا نمونه این ناحیه برای انجام آزمایش‌ها انتخاب گردید. به منظور نمونه‌برداری از ماده معدنی اولین گام محاسبه میزان نمونه‌برداری است که از فرمول زیر بهدست آمد [۶].

$$W = Kd^a \quad (1)$$

که در آن W حداقل وزن نمونه (پوند)، K ثابت نمونه‌برداری (که بر اساس نوع ماده معدنی، عیار کانه متغیر بوده و به طور تجربی ارائه می‌گردد)، d اندازه بزرگ‌ترین قطر ذره در نمونه برحسب اینچ می‌باشد. مقدار a بر اساس فرمول ریچارد برای تمامی حالات برابر ۲ می‌باشد. بر اساس این فرمول جدولی توسط ریچارد ارائه گردیده که بر اساس بزرگ‌ترین قطر ذره میزان حداقل نمونه لازم ارائه شده است. بر پایه این جدول با توجه به اینکه بزرگ‌ترین ابعاد ذره ۶ میلی‌متر می‌باشد حداقل وزن نمونه برای کانه‌های با عیار بسیار کم ۱۹ پوند معادل ۸/۵۵ کیلوگرم بهدست می‌آید.

با توجه به اینکه مساحت ترانشه ۱ (۱ متر اول) در حدود ۵۴ متر مربع بود شبکه نمونه‌برداری بدین صورت انتخاب شد که منطقه را به شبکه‌های ۲ در ۲/۵ متری تقسیم نموده و از هر شبکه در حدود ۸ کیلوگرم و در مجموع حدود ۸۴ کیلوگرم نمونه تهیه شد. ضمناً سعی شده است که نمونه هم از سطح و هم از عمق تهیه شود.

با ابداع سانتریفیوژ نلسون و میز جمنی انقلاب عظیمی در بازیابی تقلیل مواد پلاسراپی به خصوص طلا بوجود آمد. این مسئله زمانی در صنعت حائز اهمیت بیشتری شد که محققان توансند عملکرد دستگاه نلسون را از حالت آزمایشگاهی و نیمه پیوسته به صورت پیوسته و صنعتی تبدیل کنند. تحقیقات متعددی نیز در مورد بهینه نمودن پارامترهای عملیاتی این دستگاه‌ها و بررسی افزایش بازیابی طلا در کارخانجات فرآوری صورت پذیرفتند. گئورگ^۱ و همکاران [۱] برای بهبود بازیابی طلای پلاسراپی معدن آشانتی^۲ در غنا تحقیقاتی را انجام دادند. در تحقیقات آنها با توجه به قفل‌شدن ذرات طلا در سنگ بستر، پس از خردایش ذرات طلا به درجه آزادی لازم به منظور استفاده در دستگاه نلسون رسید. نتایج نشان داد که با بکارگیری دستگاه نلسون در کارخانه فرآوری بازیابی طلا تا ۱۶ درصد افزایش یافته است. لوئیز و همکارانش [۲] با استفاده از دستگاه نلسون ۳ و ۷/۵ اینچی تحقیقاتی را در زمینه بازیابی طلای پلاسراپی معادن لاس ماویناس^۳ و لوس کولونوس^۴ کشور کلمبیا انجام دادند. نتایج بیانگر بازیابی ۹۸-۹۹ درصدی در سه مرحله جدایش با دستگاه نلسون بود. مک‌لیوی^۵ و همکارانش [۳] در دانشگاه بریتانیش کلمبیا نیز تاثیر پارامترهای همچون سرعت جام دستگاه نلسون و دبی خوارک دهی را بر روی عیار و بازیابی طلا بررسی کردند. با توجه به نتایج بسیار امید بخش استفاده از دستگاه نلسون و میز جمنی امروزه بسیاری از معادن طلای پلاسراپی دنیا دستگاه نلسون و میز جمنی را در خط فرآوری کارخانجات خود قراردادهاند [۴].

کانسار باعو یا کوه زر در ۹۵ کیلومتری جنوب دامغان و در غرب طرود واقع شده است. آبادی باعو در محدوده کانسار و آبادی‌های نوا، شیمی و کوه زر در غرب آن قرار دارند. طلای موجود در این منطقه از نوع پلاسراپی است یعنی مواد در اثر فرآیندهای مختلف هوازدگی و تخریب کانسار و انتقال طلا (به خاطر مقاومت بالا در برابر هوازدگی) [۵] در مکانی دیگر تشکیل شده‌اند، لذا برای فرآوری این دسته از مواد معدنی روش فیزیکی پیشنهاد می‌شود.

کارخانه فرآوری تاسیس شده در معادن کوه زر شامل دستگاه‌های هیدروسیکلون، اسپیرال، میز لرزان، جیگ، جدالکننده مغناطیسی و مارپیچ همفری با بازیابی ۴۴ درصد و عیار کنسانتره ۱۴۴ ppm بود که با توجه به سرمایه‌گذاری‌های بعمل آمده و هزینه‌های دستگاهی از صرفه اقتصادی برخوردار نبوده است. همچنین با توجه به کمبود آب در منطقه لزوم تغییراتی در فرایند بازیابی ضروری به نظر می‌رسید. با توجه به

جدول 2: نتایج آنالیز سرندی تر نمونه

درصد تجمعی عبوری	درصد تجمعی با قیمانده روی سرند	درصد مواد سرند	وزن مواد روی سرند (گرم)	اندازه ذرات (میکرون)
89/6	14/4	14/4	144	+2844
86/28	13/72	3/32	33/2	-2844+2444
83/94	16/1	2/34	23/4	-2444+1444
51/8	48/2	32/1	324/4	-1444+1444
54/9	49	4/9	9	-1444+854
41/94	58	9	94	-854+644
33/64	66/3	8/3	83	-644+424
23/44	76/5	14/2	142	-424+212
18/64	81/3	4/8	48	-212+154
7/64	92/3	11	114	-154+125
5/74	94/2	1/9	19	-125+144
-	144	5/8	58	-144
		144	1444	جمع

2-3-2 آنالیز XRD

به منظور تعیین فاز عناصر موجود در نمونه، آنالیز XRD انجام شد که نتایج آن در جدول 3 و شکل 2 قابل مشاهده است. با توجه به نتایج آنالیز XRD مشخص می‌شود که بیشترین درصد فراوانی متعلق به کوارتز می‌باشد. بعد از کوارتز، کلسیت نیز از درصد بالایی برخوردار است. مسکویت دارای کمترین درصد در نمونه است.

جدول 3: نتایج آنالیز XRD

فرمول شیمیایی	نوع ترکیب
SiO ₂	کوارتز
Na Al Si ₃ O ₈	آلبیت
K Al Si ₃ O ₈	اورتوکلاز
Ca CO ₃	کلسیت
K Al ₂ (Si ₃ Al)O ₁₀ (OH,F) ₂	مسکویت
(Mg,Al,Fe) ₆ (Si,Al) ₄ O ₁₀ (OH) ₈	کلینوکلر

به منظور نمونه برداری ابتدا ذرات با دانه‌بندی 54+6 میلی‌متر (از آنجایی که در خط فراوری کارخانه ذرات با دانه‌بندی 54+6 میلی‌متر دور ریخته می‌شود)، در سر زمین با سرند جدا شده و بعد از وزن کردن دور ریخته شد. این مواد مجموعاً 54٪ وزن کل نمونه جمع‌آوری شده پس از جدایش ذرات با دانه‌بندی 54+6 میلی‌متر 84 کیلوگرم بود. نمونه تهیه شده با چند مرتبه تقسیم کردن با دستگاه نمونه تقسیم کن نهایتاً به نمونه‌های 4 کیلوگرمی تبدیل شد. نمونه‌های 4 کیلوگرمی را برای عیارستجو آسیا کرده و ابعاد نمونه‌ها تا 45 میکرون کاهش داده شد و از این نمونه نیز با استفاده از دستگاه نمونه تقسیم کن، نمونه‌های معرف 1 کیلوگرمی و در نهایتاً از آنها نمونه‌های معرف 254 گرمی تهیه شد.

2-2-2-8 تعیین عیار

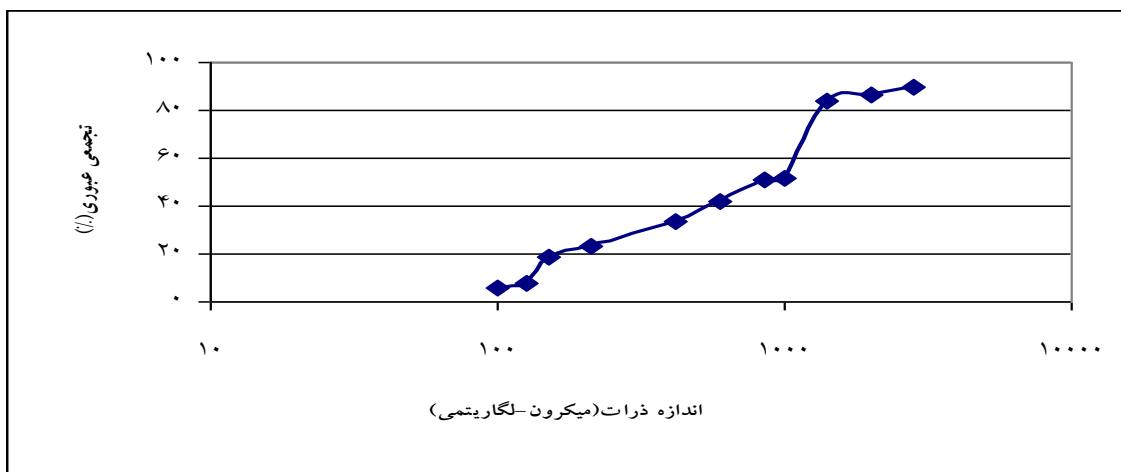
به منظور تعیین عیار نمونه ابتدا از نمونه‌های معرف 254 گرمی (ابعاد ذرات 45 میکرون)، دو نمونه معرف 1 و 2 گرمی تهیه شده و توسط تیزاب سلطانی به مدت 1 ساعت در دمای 94 درجه سانتی‌گراد حل شد و سپس محلول بدست آمده برای تعیین عیار طلا با روش ICP آنالیز گردید. نتایج حاصل از عیار سنجی در جدول 1 ارائه شده است. با توجه به نتایج مندرج در جدول 1، عیار 4/52 ppm که میانگین عیار نمونه 1 و 2 می‌باشد، برای نمونه خوراک در نظر گرفته شد.

جدول 4: نتایج آنالیز با ICP

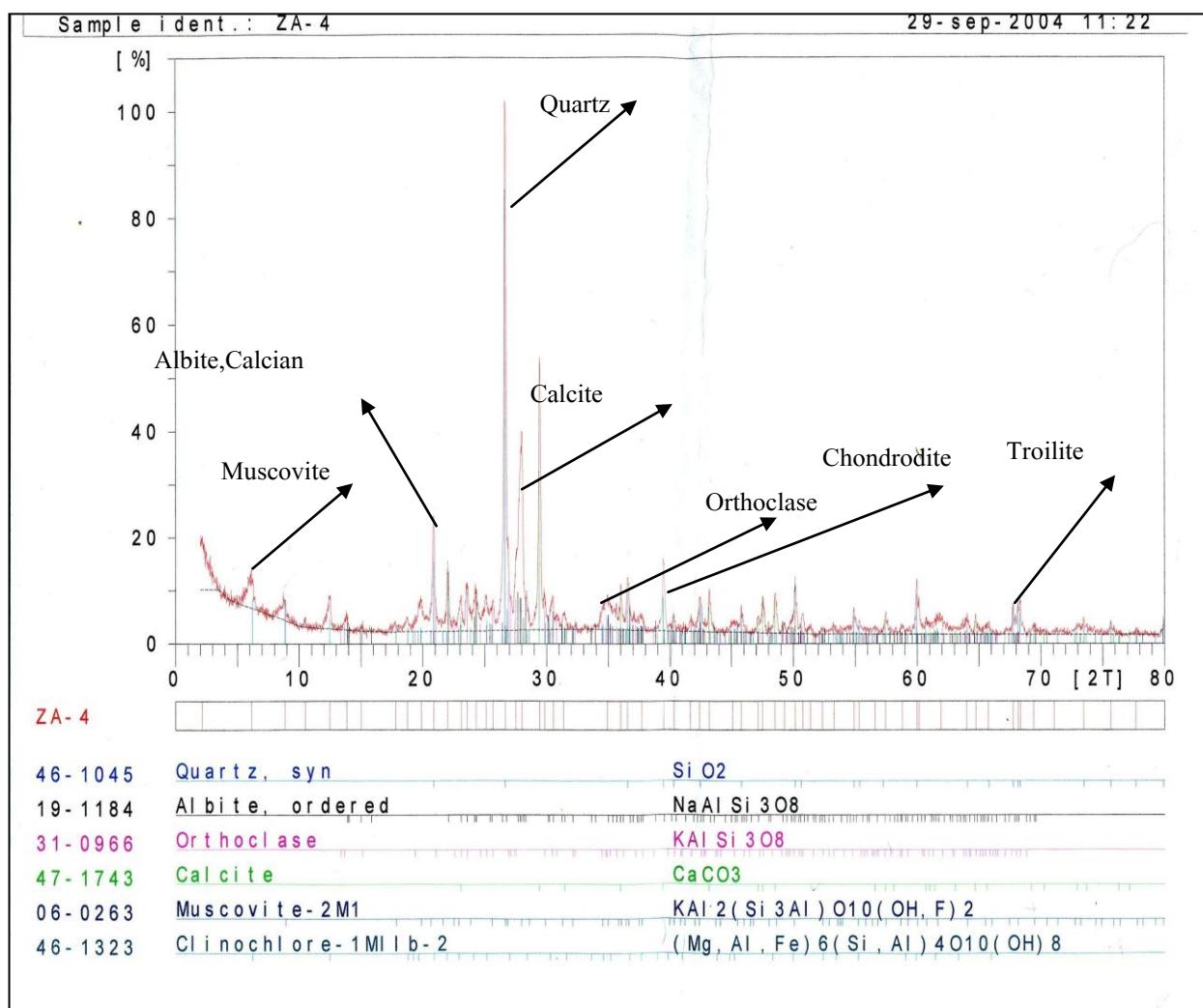
عیار (ppm)	وزن نمونه (گرم)
4/51	1
4/53	2

2-2-2-2 تجزیه سرندی تر نمونه

به منظور تعیین دانه‌بندی یک نمونه 1 کیلوگرمی از خوراک تهیه و مورد تجزیه سرندی تر قرار گرفت که نتایج آن در جدول 2 درج شده است. نتایج حاصله دلالت بر آن دارد که نمونه برابر 1244 میکرون می‌باشد.



شکل 8: نتایج آنالیز سرندي تر نمونه



شکل 2: نتایج آنالیز XRD

با توجه به نتایج آنالیز XRF مشاهده می شود که نمونه غنی از عناصر نادر است اما نشانی از طلا وجود ندارد و دلیل آن

XRF - 4-2-2 آنالیز آنالیز XRF نیز برای تعیین میزان کمی عناصر موجود در نمونه انجام شد که نتایج آن در جدول 4 ارائه شده است.

به منظور تعیین پارامترهای اصلی آزمایش و محدوده آنها، نتایج فعالیتهای انجام شده در کشورهای دیگر به ویژه فعالیتهای شرکت نلسون مورد بررسی دقیق قرار گرفت [7]. در نهایت پارامترهای مورد بررسی در دستگاه نلسون برای جدایش طلا شامل نرخ خوارک دهی خشک (گرم بر دقیقه)، میزان گردش جام دستگاه و فشار آب ورودی به جام انتخاب شد. به منظور بررسی تاثیر هر یک از پارامترها و طراحی دقیق‌تر آزمایش‌ها، دو آزمایش اولیه با میزان ۳ کیلوگرم نمونه با عیار متوسط ۴/۵۲ ppm انجام شد. از آنجایی که بر روی محفظه ورودی دستگاه سرندي ثابت با ابعاد دهانه ۱/۴ میلی‌متر قرار داشت، در نتیجه دانه‌بندی نمونه برای این آزمایش‌ها ۱/۴ - میلی‌متر انتخاب گردید. شرایط و نتایج آزمایش‌های انجام شده در جدول شماره ۵ آمده است.



شکل ۳: تصویر دستگاه نلسون ۳اینچی مورد استفاده در آزمایش‌ها

نیز پائین بودن عیار طلا می‌باشد (کمتر از 1 ppm) که دستگاه XRF قادر به شناسایی آن نیست.

جدول ۴: نتایج آنالیز XRF

عنصر / اکسید	مقدار	عنصر / اکسید	مقدار
SiO ₂ (%)	49/43	Al ₂ O ₃ (%)	13/11
MnO (%)	4/12	Na ₂ O (%)	1/18
MgO (%)	4/47	CaO (%)	12/17
K ₂ O (%)	2/63	Fe ₂ O ₃ (%)	6/87
P ₂ O ₅ (%)	4/19	TiO ₂ (%)	4/6
SO ₃ (%)	4/16	Ba (ppm)	541
Ce (ppm)	44	Cr (ppm)	141
Ga (ppm)	17	La (ppm)	22
Co (ppm)	19	Ni (ppm)	44
Nd (ppm)	22	Pb (ppm)	88
Hf (ppm)	4	Cs (ppm)	4
Sn (ppm)	9	Ta (ppm)	4
Sr (ppm)	669	Cu (ppm)	226
V(ppm)	154	Y (ppm)	18
W (ppm)	1	Mo (ppm)	6
F (ppm)	5	Nb (ppm)	5
Sb (ppm)	2	Rb (ppm)	96
Th (ppm)	9	Zn (ppm)	94
U (ppm)	1	Zr (ppm)	161
LOI (%)	9/71		

جدول ۵: نتایج آزمایشهای اولیه با دستگاه نلسون

۳- آزمایش‌های پرعیارسازی

شماره	فشار آب (psi)	سرعت جام دستگاه (درصدی از سرعت نهایی)	وزن کنسانتره (گرم)	عیار کنسانتره (ppm)	بازیابی (%)
1	4	54	84	1/25	6/41
2	3	74	64	11/3	43/46

با توجه به نتایج تحقیقات گذشته [7] و نیز آزمایش‌های اولیه جدایش طلا با دستگاه نلسون تاثیر سه پارامتر فشار آب، سرعت جام دستگاه و نرخ خوارک دهی در سه سطح بر بازیابی طلا مورد بررسی قرار گرفت. طراحی آزمایش با استفاده از روش تاکوچی و طرح L9 انجام شد (جداول ۶ و ۷). در هر آزمایش ۳ کیلو گرم نمونه خشک با دانه‌بندی ۱444- میکرون

همانگونه که از جدول ۵ مشخص است در آزمایش‌های اولیه دو پارامتر فشار آب و دور جام دستگاه متغیر در نظر گرفته شد. ملاحظه می‌شود با افزایش دور جام از ۵۴٪ به ۷۴٪ از سرعت نهایی، عیار طلا به میزان قابل ملاحظه‌ای افزایش یافت. در مورد تاثیر فشار آب می‌توان چنین استنباط کرد که ظاهراً با کاهش فشار آب میزان بازیابی افزایش می‌یابد ولی نتیجه‌گیری قطعی منوط به انجام آزمایش‌های بیشتری است.

کاهش میزان خطا، نمونه‌های 14 گرمی بطور جداگانه با تیزاب سلطانی حل و سپس محلول مورد نظرمورد آنالیز قرار گرفت. میانگین عیارها به عنوان عیار نهایی هر کنسانتره منظور گردید. به منظور بررسی تاثیر پارامترهای مورد آزمایش از نرم افزار تاکوچی استفاده شد. این نرم افزار با بررسی نتایج بدست آمده در هر آزمایش میزان تاثیرگذاری پارامترها را مشخص می‌کند (جدول 9). همانگونه که از جدول 9 مشخص است سرعت جام دستگاه بیشترین تاثیر و فشار آب کمترین تاثیر را بر روی بازیابی داشتند. همچنین با توجه به اینکه F استاندارد طرح تاکوچی برای آزمایش‌های فوق برابر 9 بدست خواهد آمد می‌توان نتیجه گرفت که تاثیر تمامی پارامترها معنی‌دار هستند.

8-3-2-آزمایش تائید

با توجه به نتایج بدست آمده از نرم افزار تاکوچی که در جدول 14 آمده است، شرایط بهینه عملیاتی پیشنهاد شده توسط نرم‌افزار که در جدول شماره 14 نشان داده شده، همان شرایط آزمایش شماره 8 است که بازیابی 98/8 درصد حاصل گردیده است به منظور تائید، نتایج آزمایش شماره 8 با نمونه به وزن 3 کیلوگرم و عیار متوسط 52ppm/4 و دانه‌بندی 1444- میکرون مجدداً تکرار شد که نتیجه حاصل از آزمایش تائید در جدول شماره 11 آمده است.

استفاده شد. نتایج آزمایش‌های مربوط به طرح L9 شامل عیار و بازیابی طلا در جدول 8 آمده است.

جدول 6: طرح L9 تاکوچی

شماره آزمایش	فشار آب (سطوح)	دور دستگاه (سطوح)	دبی خشک (سطوح)
1	1	1	1
2	2	1	2
3	3	1	3
2	1	2	4
3	2	2	5
1	3	2	6
3	1	3	7
1	2	3	8
2	3	3	9

جدول 7: سطوح پارامترهای موثر در بازیابی طلا

فاکتور	سطح 3	سطح 2	سطح 1
فشار آب (psi)	3	2	1
دور دستگاه (%)	144	84	64
دبی خشک (gr/min.)	524	464	444

پس از انجام آزمایش‌ها، کنسانترهای بدست آمده از هر آزمایش پس از پودر شدن به نمونه‌های 14 گرمی تقسیم شدند. به منظور دستیابی به حداقل دقت در تعیین عیار و

جدول 8 نتایج آزمایش‌های جدایش طلا با دستگاه نلسون

(دستگاه نلسون استفاده شده در این طرح قادر سرعت سنج یوده و پارامتر سرعت جام دستگاه بر حسب کسری از سرعت ماکریم قابل تنظیم بود)

مشخصات کنسانتره	متغیر 3			متغیر 2		متغیر 1		شماره آزمایش
	دبی خشک (gr/min)	دور دستگاه (درصدی از ماکریم) سرعت جام دستگاه	فشار آب (psi)	دبی خشک (gr/min)	دور دستگاه (درصدی از ماکریم) سرعت جام دستگاه	فشار آب (psi)	دبی خشک (gr/min)	
بازیابی (%)	عيار (ppm)	وزن (گرم)						
36/4	7/44	84/6	444	64	1	1		
74	11/64	93/7	464	84	1	2		
25/2	4/37	94	524	144	1	3		
33	6/84	75/1	464	64	2	4		
54	11/46	73/6	524	84	2	5		
64/7	14/83	87/4	444	144	2	6		
45/6	8/96	79/4	524	64	3	7		
98/8	26	59/3	444	84	3	8		
65	12/11	83/7	464	144	3	9		

جدول ۹: میزان تأثیر فاکتورهای آزمایش بر روی بازیابی طلا

Factors	DOF (F)	Sums of Sqr (S)	Variance (V)	F-Ratio (F)	Pure Sum (S)	Percent P(%)
Feed rate	2	1124/32	562/16	12/46	1434/12	25/35
Speed of Bowl	2	2448/8	1444/4	22/27	1918/59	47/44
Pressure of Water	2	855/54	427/77	9/48	765/32	18/76
Other/Error	2	94/21	45/14			8/85
Total	8	4478/88				٪144

آنها از دستگاه نلسون و میز جمنی استفاده شده است، کنسانتره نلسون به عنوان خوراک میز جمنی در نظر گرفته شده بود [5]. بر همین اساس کنسانتره دستگاه نلسون با عیار ۱۹/۸ ppm که در شرایط بهینه عملیاتی به دست آمده بود، به عنوان خوراک میز مورد استفاده قرار گرفت.

در جدول شماره ۱۲ مشخصات خوراک آزمایش با میز جمنی آورده شده است. وزن کنسانتره که نتیجه بازیابی طلا از ۱۱ کیلوگرم نمونه اولیه با دستگاه نلسون تحت شرایط بهینه بود، برابر ۱۸۴/۳ می باشد.

جدول ۱۲: مشخصات خوراک آزمایش با میز جمنی

درصد وزنی	وزن (گرم)	محدوده دانه‌بندی خوراک (میکرون)
11/84	21/83	+1444
86/43	158/55	-1444+38
2/13	3/92	-38
144	184/3	جمع

میز جمنی دارای ۷ محل جمع‌آوری محصول است که شامل دو ردیف سه تایی در طرفین میز و یک محل جمع‌آوری در جلوی میز می‌باشد. شکل ۴ تصویر میز جمنی و محل جمع‌آوری محصولات را نشان می‌دهد.

محصولات پس از جمع‌آوری خشک و پس از پودر شدن برای انجام آنالیز به آزمایشگاه آنالیز طلای سازمان زمین‌شناسی فرستاده شد. در جدول ۱۳ نتایج آنالیزها ارائه شده است.

چنانچه مجموع وزن محصول کنسانترهای ۱، ۲ و میانی به عنوان کنسانتره میز جمنی در نظر گرفته شود مشاهده می‌شود

جدول ۱۳: تعیین شرایط آزمایش بهینه توسط نرم افزار

فاکتورها	سطح	توصیف سطح	سهم
فشار آب	3	3	11
سرعت جام	84	2	19/97
نرخ خوراک	444	1	15/49

جدول ۱۴: نتایج آزمایش تائیدیه تاکوچی

میزان نمونه (کیلوگرم)	وزن کنسانتره (گرم)	عيار (ppm)	بازیابی (%)
3	74	19/8	93/92

۲-۳-۲-پرعيار سازی کنسانتره دستگاه نلسون با استفاده از میز جمنی

مدل میز جمنی مورد استفاده در آزمایش‌ها، GT60 ساخت شرکت Rock Mining از کشور کانادا و متعلق به سازمان انرژی اتمی می‌باشد [8]. طول میز ۱۳۳ سانتی‌متر و عرض آن در پهن‌ترین قسمت میز ۴/۸۶ سانتی‌متر است. همانگونه که گفته شد میز جمنی برای طلای پلاسی طراحی شده و به همین علت بیشتر فاکتورهای میز ثابت بود. از جمله این فاکتورها می‌توان به فاکتور بسیار مهم شب طولی و عرضی میز اشاره داشت که در میز جمنی ثابت می‌باشد. فاکتورهای متغیر میز شامل فرکانس میز، دبی آب شستشو و نرخ خوراکدهی بود که میزان بهینه هر یک از آنها پس از انجام ۵ آزمایش به ترتیب ۳۴۴ دور بر دقیقه، ۵/۲ لیتر بر دقیقه و ۴/۱ کیلوگرم در دقیقه به دست آمد. پس از انجام آزمایش‌های اولیه و تعیین شرایط مناسب عملیاتی آزمایش اصلی انجام شد. پس از مطالعات اولیه مشخص گردید که در تمامی معادن دنیا که در

که از نظر وزنی 36/14 درصد و از نظر میزان طلا حدود

88

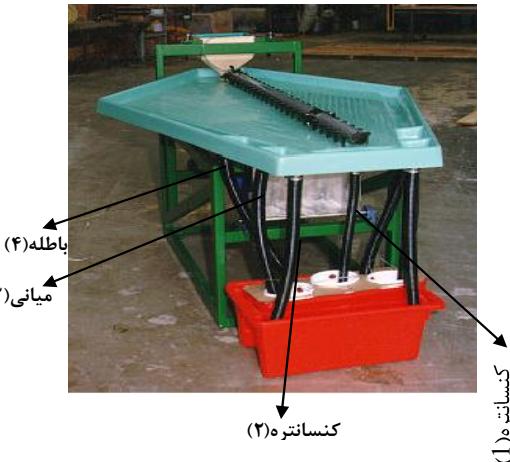
3- نتیجه گیری

- با استفاده از دستگاه نلسون در شرایط بهینه زیر که با استفاده از الگوی L9 تاکوچی بدست آمد، بازیابی 93/92٪ با عیار کنسانتره 19/8 ppm حاصل شد.
- نرخ خوراک دهی خشک: 444 g/min
- فشار آب: 3 psi
- دور جام: 84 درصد دور کل (94G)، (G)، گرانش زمین با واحد متر بر مجذور ثانیه می‌باشد. در این دور به ذرات شتابی معادل 94 برابر ثقل زمین وارد می‌شود.
- سرعت جام دستگاه نلسون با 47 درصد بیشترین و فشار آب با 18 درصد کمترین تاثیر را روی بازیابی طلا داشتند.
- با در نظر گرفتن کنسانتره نهایی دستگاه نلسون به عنوان خوراک میز جمنی و با بهینه نمودن شرایط عملیاتی میز جمنی به صورت زیر، بازیابی 87/97٪ و عیار 64 ppm حاصل گردید.
- فرکانس میز: 344 دور بر دقیقه
- دبی آب شستشو: 5/2 لیتر بر دقیقه
- نرخ خوراک دهی: 4/1 کیلوگرم در دقیقه
- بازیابی وزنی بدست آمده با میز جمنی 36/14 درصد بود که این مقدار 88 درصد کل طلای موجود در خوراک را شامل می‌شود.
- با توجه به قابلیت چکش خواری بسیار بالای طلای پلاسی تعيین نمونه معرف برای آنالیز طلا بسیار مشکل می‌باشد و به همین دلیل کل نمونه برای جلوگیری از خطا آنالیز گردید.
- بازیابی کلی بدست آمده شامل سانتریفیوز نلسون و میز جمنی 62/82٪ است که می‌تواند نتیجه بسیار قابل قبول و امید بخشی باشد.

با در نظر گرفتن کشف چندین معدن طلای پلاسی در کشور و با توجه به نتایج بدست آمده، استفاده از دستگاه مذکور در طراحی کارخانجات طلای پلاسی اکیداً توصیه می‌گردد.

منابع

- [1] George M. Potter, Samuel Oti-Atakorah, 2000, "Development in Gravity Concentration Circuit in Ashanti Goldfields Company Obuasi", Annual report of company Obuasi.
- [2] Luis A. Meza S., Willy Hartman, 2000, "Recovery of placer gold using the knelson concentrator",



شکل 4: تصویر میز جمنی و محل جمع آوری نمونه

جدول 83: نتایج حاصل از آزمایش میز جمنی بر روی کنسانتره نلسون

محل جمع آوری محصول	وزن (گرم)	درصد وزنی	علای موجود (ppm)	درصد وزنی طلای موجود
کنسانتره (۱)	18	14/8	143	78/3
کنسانتره (۲)	25	15/1	8/32	6/33
(3) میانی	17	14/24	6/44	3/4
(4) پاطله	146/3	63/86	3/7	11/97

درصد کل طلا را به خود اختصاص می‌دهد. این مطلب دلالت بر بازیابی نسبتاً خوب میز جمنی دارد، اما نکته قابل تأمل در این آزمایش عیار نسبتاً بالای طلا در پاطله میز جمنی و افت تقریباً 12 درصدی از کل طلای خوراک است که بازیابی مجدد آن ضروری به نظر می‌رسد. با توجه به نتایج بدست آمده در جدول فوق می‌توان بازیابی میز جمنی را بصورت زیر محاسبه کرد:

$$R = \frac{(C1 \times c1) + (C2 \times c2) + (C3 \times c3)}{(F \times f)} \times 144$$

که در آن C وزن کنسانتره‌های شماره 1، 2 و 3 و عیارهای آنها می‌باشد. F وزن خوراک و f عیار خوراک می‌باشد. با استفاده از رابطه فوق مقدار بازیابی برابر 87/97 درصد بدست آمد.

اختلاف بین وزن اولیه خوراک آزمایش میز جمنی (3/184 گرم) با وزن مجموع کنسانتره بهدلیل هدر رفتن بخش کمی از کنسانتره در زمان جمع‌آوری آنها است.

- [6]-حسنی پاک، علی اصغر؛ 1384، نمونه برداری معدنی (اکتشافات، استخراج و فرآوری)؛ دانشگاه تهران: موسسه انتشارات و چاپ دانشگاه تهران.
- [7] Andre R. Laplante, Fred C.Woodcock, 2004, "A Laboratory Procedure to Characterize Gravity Recoverable Gold", Department of Mining and Metallurgical Engineering Mc-Gill University. Proceeding 34th Annual meeting of the Canadian mineral processing, 2004.
- [8] Eliab Roman, Michael Fullam., 2006, "Installation and Optimization of a Gravity Circuit at Northgate Minerals Kemess Mine", Seminar of gravity separation, Canada.,

Universal national de Colombia, Technical report, www.knelson.com.

- [3] M Mc Leavy, B Klein, 2001, "Knelson Continues Variable Discharge Concentrator: Analysis of operation variables", The University of British Columbia, Department of Mining and Mineral Process Engineering, International Heavy Minerals Conference.

- [4] عبدالهی محمود، ذاکری مهدی، 1385، بهینه سازی فلوشیت واحد های فراوری طلای پلاسربا، طرح تحقیقاتی سازمان توسعه و نوسازی معادن و صنایع معدنی.

- [5] شاکری، عطا، 1381، مطالعه زمین شیمی و ژئز کانسار طلای کوه زر (باغو) دامغان، پایان نامه کارشناسی ارشد.

پی‌نوشت

¹ Georg

² Ashanti Mine

³ Las Malvinas Mine

⁴ Los Colonos Mine

⁵ Mc Leavy

