

روشهای آرایش کانه‌های طلا

حسین نعمت‌الهی

دانشکده فنی

مقدمه

طلا فلز بسیار گرانبهایی است که در مقادیر مختلف در بستر نقاط جهان یافت شده است. با توجه به مصارف پولی و زینتی کمیابی و همچنین فساد ناپذیری طلا، از زمانهای قدیم بشر در جستجوی آن بوده است. بهمین دلیل قیمت طلا نسبت بسایر مواد معدنی همیشه گرانتر بوده است.

در زمینه کانه‌آرایی، بمنظور جدا کردن طلا از سنگهای دربرگیرنده آن مطالعات زیادی انجام شده است. در ابتدای کشف شده بصورت تکه‌های یارگه‌ای بوده که با سنگ جوری دستی از ناخالصیهای همراه جدا می‌شده است. با کشف کانساره‌های آبرفتی، که طلای آن معمولا بصورت ذرات دانه ریز است، از روشهای پرعیار کردن ثقلی برای جدا کردن طلا استفاده شده است. در مورد کانساره‌های متشکل از کنگلومراهای طلا دار، برای دستیابی بدرجه آزادی مناسب، سنگ معدنی طی مراحل خاصی خرد می‌شد تا ابعاد مورد نظر بدست آید. روشی که پس از آن مورد توجه قرار گرفت، روش ملقمه کردن توسط جیوه بود، که در بعضی موارد جایگزین روش ثقلی گشت و در موارد دیگر بعنوان روش تکمیلی، پس از جدا کردن ثقلی، مورد استفاده قرار گرفت. بالاخره برای جدا کردن طلا از روش هیدرومتالورژی استفاده شد که در آن طلا در محلولی از سیانور حل شده، سپس توسط روی ته نشین می‌گردد. از روشهای ثقلی، ملقمه کردن و سیانوراسیون در پایان قرن نوزدهم در معادن طلای جهان استفاده می‌شده است.

قیمت طلا تا سال ۱۹۶۸ درحد هراونس (۳۱/۱۰ گرم) ۳۵ دلار تثبیت و کنترل شده بود. تولید روز افزون طلا بتدریج منجر به از بین رفتن سود حاصل از آن و در نتیجه تعطیل شدن بعضی معادن گردید. این امر باعث کند شدن مطالعات در زمینه کانه‌آرایی طلا نیز گردید. در سال ۱۹۶۸، قیمت طلا آزاد شد و از آن به بعد علی‌رغم بعضی نوسانات، بطور منظم قیمت طلا در حال افزایش بوده است. بالا رفتن قیمت طلا باعث گسترش کارهای اکتشافی شده، امکان راه اندازی معادن جدید و همچنین بازگشایی معادن قدیمی همراه با توسعه تحقیقات در زمینه کانه‌آرایی طلا فراهم گردید.

۱ - مشخصات طلا

طلا در طبیعت معمولا بصورت مجموعه‌های شبکه‌وار، شاخه‌ای یارگه‌ای یافت می‌شود، حال آنکه بلورهای اکتاندریا کوبیک آن بسیار نادر است. طلا اکثرا در رگه‌های کوارتزی همراه با پیریت، کالکوپیریت یا آرسنوپیریت دیده می‌شود. رنگ طلا زرد بوده، بخوبی از بعضی کانیها مثل پیریت و کالکوپیریت متمایز است. گاهی نیز رنگ آن بعلت وجود نقره متمایل به سفید می‌شود. در کانساره‌های آبرفتی طلا بصورت پولک‌هایی با ابعاد مختلف دیده می‌شود. قابلیت

ککش و چکش خواری آن بسیار زیاد است. جرم مخصوص طلا معادل ۱۹ گرم بر سانتیمتر مکعب است (جرم مخصوص کانیهای طلا دار نیز عمدتا زیاد است) بهمین علت روشهای آرایش ثقلی برای جدا کردن آن از دیر زمان رایج بوده است. سطح طلا در تماس با جیوه توسط آن پوشیده می‌شود. از این خاصیت نیز می‌توان در جدا کردن طلا بروش ملقمه کردن استفاده نمود. سطح طلا بطور طبیعی آبران (هیدروفوب) است لذا براحتی می‌توان آنرا بروش فلوتاسیون از کانیهای همراه (بجز سولفورها که جدایش قدری مشکلتر می‌گردد) جدا کرد. بالاخره طلا در محلولهای رقیق سیانور و در محیط قلیائی حل می‌شود. این خاصیت نیز منجر به پیدایش روش لیچینگ طلا (سیانوراسیون) شده است که در حال حاضر متداولترین روش بدست آوردن طلا از سنگ معدنی است. ترکیبات دیگری نیز مثل تیواوره و تیوسولفاتها می‌توانند طلا را در محیط اسیدی حل کنند [۶]. انتظار می‌رود که در سالهای آینده از این ترکیبات در صنعت استفاده شود.

۲ - کانیهای طلا [۱]

در طبیعت عمده ترین کانی طلا، طلای فلزی است که معمولا با مقداری نقره همراه است و با این عنصر مجموعه

نامحدودی از محلولهای جامد را تشکیل می‌دهد (ازجمله selectrum که دارای ۳۰ تا ۴۵% نقره است و küstelite که دارای ۸۰% نقره است). معمولا طلا شامل مقدار کمی مس و همچنین بیسموت، پلاتین و جیوه است. گاهی نیز بلورهای از آن حاوی پالادیوم است که porpezite می‌شود.

طلا در بسیاری از نقاط بصورت توده‌های کوچک شناخته شده است. در ذخائر غیر اقتصادی در سنگهای مختلف مثل سنگهای آذرین، رسوبی و دگرگونی بصورت خیلی دانه ریز و پراکنده وجود دارد احتمالا منشاء بعضی آبرفتهای طلا دار از این نوع است.

ذخائر قابل توجه طلا معمولا بصورت رگه‌ای دیده می‌شود که در شرایط بسیار متفاوتی تشکیل شده‌اند. در سنگهای آذرین نفوذی از تشکیلات پگماتیتی - فوماتولیتی تا آخرین فاز رگه‌های هیدروترمال همراه استیبین دیده می‌شود. بهمین علت کانیهای همراه آن حتی در محدوده یک کانسار بسیار متغیر هستند.

در کانسارهای موجود در سنگهای نیمه آذرین، معمولا طلا بصورت تلورور (مانند sylvanite بفرمول شیمیایی $(Au, Ag)Te_2$ krennerite بفرمول شیمیایی $(Ag, Au)Te_2$ calaverite، بفرمول شیمیایی $AuTe_2$ montbrayite، بفرمول شیمیایی Au_2Te_3) و خیلی بندرت بصورت سلنیور یافت می‌شود، ولی در این مورد هم بخش عمده آن بصورت آزاد است. در این قبیل کانسارها که معمولا نقره هم دارای عیار بیشتری است، طلا بصورت مخلوط با نقره (با درصد زیادی از نقره) بوده، بهمین دلیل دارای رنگی درخشانتر است. مع الوصف طلا در اکثر حالات بصورت ناتئو (ونه بصورت نقره زراندود یا الکتروم) یافت می‌شود. بخش عمده نقره در این حالت بصورت سولفور یا ملاح سولفور است. کانیهای همراه طلا بسیار متفاوت هستند، از جمله شامل پیریت، کالکوپیریت، برنیت، فاهلور غنی از نقره، اسفالریت، استنفانیت، پیرسئیت، نقره یا قوتی و غیره می‌گردد. در داخل تلورورهای طلا معمولا "طلا آزاد با منشاء اولیه وجود دارد. در انواع دگرگون شده، چنانچه این دگرگونی ناشی از هوازدگی باشد، غالبا تلورورها تولید طلای ثانویه می‌کنند که معمولا "بصورت ذرات خیلی دانه ریز یا خزه‌ای شکل دیده می‌شود.

در کانسارهای رسوبی، طلا بطور عمده در آبرفتهای

یافت می‌شود. در این حالت، طلا از تخریب کانسار دیگری بوجود آمده است. این عمل ممکن است ناشی از تخریب مکانیکی یا انحلال شیمیایی طلا باشد. طلا می‌تواند در محلولهای خیلی غلیظتری سولفات و همچنین بصورت کلرور در حضور MnO_2 و $NaCl$ ، در اسید سولفورو حل شود. سینتیک این واکنشها بخوبی شناخته شده نیست. بعلاوه طلا می‌تواند توسط مواد احیا کننده (بقایای مواد آلی، سولفورها، فروسولفاتها) یا حتی خود بخود راسب شود. چنانچه این امر توسط $FeSO_4$ انجام شده باشد، طلای بوجود آمده می‌تواند همچنان بحالت تعلیق باقیمانده و با جریانهای محیط حمل شود، زیرا $Fe(OH)_3$ تشکیل شده بعنوان یک کلوئید نگهدارنده عمل می‌کند. این پدیده در نواحی اکسیداسیون و سمانتاسیون بخوبی مشخص است. بدون شک اکثر نمونه های botryoidal و بعضی از بلورهای مشخص در آبرفتهای بدون هیچ فشار اضافی بر شد خود ادامه می‌دهند. طلای آبرفتی تقریبا همیشه دارای رنگی تیره تر از طلای اولیه است. این امر عمدتا در اثر لیچینگ سطحی نقره است که بصورت Ag_2SO_4 یا Ag_2CO_3 بحال محلول است، ولی بطور موضعی ممکن است این امر ناشی از ادامه رشد بلورها باشد. در حین عملیات آسیا کردن، لایه‌هایی از لیمونیت، کلرور نقره و غیره مشخصات آنرا تغییر می‌دهند، بخشی از سطح طلا حالتی مشابه رنگ زدگی دارد که در حقیقت توسط لایه‌هایی از کانیهای اکسیده آنتیموان پوشیده شده است.

۳- کانه‌های طلا

در این بخش سعی می‌شود کانه‌های طلا را از نظر کانه‌آرایی طبقه‌بندی کرد. نظریاتیکه روش سیانوراسیون دارای بیشترین کاربرد در آرایش طلا است، این طبقه‌بندی عمدتا بر مبنای مشکلاتی که انواع مختلف کانه‌های طلا در این روش بوجود می‌آورند، پایه‌گذاری شده است [۳] و [۴].

۳-۱- کانه‌های طلای آبرفتی

کانه‌های طلای آبرفتی از ماسه یا مجموعه‌ای از مواد تشکیل شده‌اند که ممکن است بصورت ذرات مجزا یا سخت شده دیده شوند طلا در آنها بصورت آزاد با عیار خیلی کم وجود دارد. این نوع کانه‌ها از زمانهای قدیم شناخته شده و طلای موجود در آنها به روشهای سنتی (ثقلی) جدا می‌شده است.

۳-۲- کانه های طلای آزاد

در این نوع کانه‌ها، طلا بحالت آزاد دیده می‌شود. کانیهای سولفور در آنها کمتر مشاهده می‌گردد و در صورتیکه وجود داشته باشند عمدتاً بصورت پیریت هستند. روش آرایش رایج برای این قبیل کانه‌ها، روش سیانوراسیون است که می‌توان یک مرحله آرایش اولیه (ثقلی) برای جدا کردن ذرات احتمالاً دانه درشت طلا، در مسیر آن پیش بینی کرد. چنانچه بخش عمده طلا بصورت ذرات دانه درشت باشد، می‌توان این نوع کانه را بروش ثقلی آرایش داد. ملقمه کردن مستقیم کانه که در گذشته برای بازیابی طلا در این نوع کانه مورد استفاده قرار می‌گرفت، در حال حاضر تقریباً متروک شده است.

۳-۳- کانه های طلا همراه با سولفورهای آهن

در این نوع کانه‌ها، طلا بصورت آزاد و پراکنده در داخل سولفورها وجود دارد. بعضی سولفورها (بخصوص پیروتیت) در سیانور حل شده، باعث افزایش مصرف سیانور می‌شوند. بعلاوه از انحلال نیز جلوگیری می‌کنند. روش رایج در این قبیل موارد، استفاده از یک مرحله هوادهی در حضور آهک، قبل از مرحله سیانوراسیون است. پیریت رایجترین سولفور این طبقه از کانه‌های طلا است. در چنین شرایطی روش آرایش شامل یک مرحله فلوتاسیون سولفورها و طلای آزاد و سپس سیانوراسیون محصول پرعیار شده است. ممکن است قبل از مرحله سیانوراسیون آسیا کردن مجدد کانه ضروری باشد. در صورتیکه طلا بصورت خیلی دانه ریز در داخل پیریت پراکنده باشد، تشویه سنگ معدنی باعث آزاد شدن ذرات طلا خواهد شد.

۳-۴- کانه های طلا همراه با سولفورهای آرسنیک یا آنتیموان

در این نوع کانه‌ها، معمولاً طلا بصورت بسیار دانه ریز در داخل سولفورها پراکنده شده است. وجود آرسنیک و آنتیموان، این کانه‌ها را در مقابل سیانوراسیون مستقیم مقاوم می‌سازد. بهمین دلیل برای آرایش آنها ابتدا با فلوتاسیون سولفورها، طلا را یک مرحله پرعیار می‌کنند. آنگاه پس از تشویه، محصول پرعیار شده طلا را بروش سیانوراسیون بازیابی می‌کنند.

۳-۵- کانه های تلورور طلا

در این کانه‌ها، بخشی از طلا بصورت تلورور بوده

و بخش دیگر بصورت ناتیو در داخل سولفورها پراکنده است. آرایش این نوع کانه‌ها، پیچیده تر از انواع قبلی است و معمولاً شامل مراحل فلوتاسیون سولفورها، سیانوراسیون، تشویه بخش باقیمانده در مرحله سیانوراسیون و بالاخره سیانوراسیون مجدد آنست. بعلاوه ممکن است باطله بخش فلوتاسیون نیز حاوی مقداری طلا باشد که در این صورت بایستی یک مرحله سیانوراسیون نیز برای آن بخش پیش بینی کرد.

۳-۶- کانه های طلا با گانگ کربن دار

این کانه‌ها حاوی مواد کربن دار بصورت آلی و معدنی هستند. کربن موجود در کانه باعث راسب شدن طلای حل شده در محلول سیانور می‌شود و بدین ترتیب بخشی از طلا به همراه باطله تلف می‌شود. برای آرایش این کانه‌ها، بایستی قبل از سیانوراسیون یک مرحله اکسیداسیون کانه، یا یک مرحله فلوتاسیون برای جدا کردن مواد کربن دار در نظر گرفت و یا از سوخته‌های نفتی بمنظور پوشش سطح مواد کربن دار، استفاده نمود.

۳-۷- کانه های طلا همراه فلزات مینا

بخش عمده طلای تولید شده در جهان از این نوع کانه‌ها به دست می‌آید. در این نوع کانه‌ها، معمولاً طلا همراه محصولات پرعیار شده سولفورهای فلزات مینا (مس، سرب، روی) بازیابی می‌شود. چنانچه باطله فلوتاسیون نیز شامل طلا باشد، می‌توان آنرا بطور جداگانه، به روش سیانوراسیون بازیابی کرد.

۴- روشهای آرایش طلا**۴-۱- روشهای ثقلی**

میزان آرایش کانه‌های طلا با استفاده از روشهای ثقلی بستگی بنوع کانه دارد. در مورد کانسارهای آبرفتی، روشهای ثقلی می‌توانند تنها روش آرایش کانه طلا باشند، حال آنکه در مورد انواع دیگر کانه‌های طلا، این روشها بعنوان آرایش اولیه مورد استفاده قرار می‌گیرند. با توجه به قدمت بهره‌برداری کانسارهای آبرفتی، روشهای آرایش آنها نیز از زمانهای قدیم شناخته شده‌اند. این روشها شامل استفاده از لاوک، سطح شیب دار، جیگ‌ها، میزهای لرزان،

۴-۲- ملقمه کردن

کشش سطحی در فصل مشترک طلا - جیوه، که خیلی کمتر از این کشش در فصل مشترک آب - طلا است، تماس این دو فلز با یکدیگر و اختلاط آنها را تسهیل می‌کند و بدین ترتیب تشکیل مجموعه ای از ترکیبات بنام ملقمه را می‌دهد. این ترکیبات بصورت یک سری پیوسته از $AuHg$ تا Au_8Hg هستند. در حقیقت این مخلوطها بصورت‌های زیر مشاهده می‌شوند:

- محلولی از طلا در جیوه (۱/۰ % طلا) ،
 - یک یا تعدادی ترکیبات جامد طلا - جیوه ،
 - ذرات جامد طلای آزاد که سطح آنها توسط دو ترکیب فوق پوشیده شده است و بیکدیگر چسبیده‌اند .
 محدودیت‌های روش ملقمه کردن عمدتاً بشرح زیر است :
 - این نوع اختلاط تنها با طلای آزاد امکان‌پذیر است ،

- طلا بایستی بخوبی آزاد شده باشد و سطح ذرات آن توسط لایه‌ای از اکسید آهن یا مواد شیمیائی مورد مصرف در فلوتاسیون پوشیده نشده باشد ،
 - چنانچه طلا خیلی دانه ریز باشد ، ممکن است در سطح آب یا جیوه شناور شود ،
 - حضور بعضی از سولفورها بخصوص آرسنیک ممکن است در حین ملقمه کردن ایجاد اشکالاتی نماید . مهمترین اشکال در این شرایط ، تشکیل قطره‌های خیلی کوچک جیوه است که بازیابی آنها غیر ممکن است .

در حال حاضر کاربرد این روش برای آرایش مستقیم کانه‌های طلا بطور کلی متروک شده است. این امر عمدتاً به علت وجود خطرات ناشی از کار کردن با جیوه است. از این روش تنها برای بازیابی طلا از محصول‌های پرعیار شده ثقلی یا فلوتاسیون استفاده می‌شود. این کار معمولاً بطریقه غیر پیوسته در داخل رآکتوری مشابه آسیا انجام می‌پذیرد. ملقمه بدست آمده توسط پوست خاصی (پوست بزکوهی) فیلتر می‌شود تا جیوه اضافی آن از پوست عبور کند. بخش باقیمانده بر روی پوست تا درجه حرارت ۳۵۰ تا ۴۰۰ درجه سانتیگراد حرارت داده می‌شود تا جیوه موجود در آن تبخیر شود. طلای بدست آمده طی مراحل دیگری تصفیه می‌شود و جیوه نیز تقطیر می‌شود و مجدداً مورد استفاده قرار می‌گیرد. در روش‌های جدید، تمایل کلی در جهت جایگزینی روش ملقمه کردن با روش سیانوراسیون یا ذوب مستقیم محصول پرعیار

مارپیچ‌ها و غیره بوده‌اند. بهره برداری از این نوع کانسارها در بسیاری از نقاط در مقیاس غیر صنعتی انجام شده است، بهمین دلیل وسایل مورد استفاده دارای تنوع خیلی زیادی هستند. تحولی که در این زمینه در سال‌های اخیر بوجود آمده است، استفاده از مخروط‌های Reichert است. همچنین برای پوشش سطح میزها از موکت کبریتی استفاده می‌شود که نسبت به پوشش‌های قبلی راندمان بهتری دارد. با استفاده از این روشها می‌توان ذرات دانه ریز طلا (ذرات کوچکتر از ۱۰۰ میکرون) را بازیابی کرد [۲].

در مورد سایر انواع کانسارهای طلا، نیز که روش آرایش اصلی آنها سیانوراسیون یا فلوتاسیون است، گاهی از روش‌های ثقلی بعنوان مرحله آرایش اولیه استفاده می‌شود. علل استفاده از روش‌های ثقلی در مورد این کانسارها بشرح زیر است:

- سرعت انحلال ذرات دانه درشت طلا در محلول سیانور کمتر از ذرات دانه ریز است، بعنوان مثال زمان لازم برای انحلال ذره‌های بقطره ۱۵ میکرون بیش از ۴۴ ساعت است (زمان توقف رایج در رآکتورهای سیانوراسیون ۸ تا ۳۶ ساعت است) لذا برای جلوگیری از خارج شدن ذرات دانه درشت طلا به همراه باطله سیانوراسیون، جدا کردن این قبیل ذرات بایستی بروش دیگری (ثقلی) انجام گیرد.
 - فلوتاسیون ذرات دانه درشت طلا مشکل‌تر از ذرات دانه ریز است.

- با توجه به خاصیت چکش خواری و قابلیت نورد (تورق) طلا، ذرات دانه درشت آن در حین عملیات آسیا کردن بسختی می‌شکنند و بیشتر تمایل به له شدن دارند. همچنین در مسیرهای آسیا کردن، به علت وزن مخصوص زیاد، این ذرات، به ته ریز کلاسیفایرها منتقل می‌شوند و مجدداً به آسیا برمی‌گردند. برای اجتناب از این امر در صورت امکان بهتر است، در بین مراحل آسیا کردن هم مراحل آرایش ثقلی پیش‌بینی گردد.

- سطح ذرات طلا ممکن است از لایه‌ای از اکسید آهن (زنگ) و یا سایر ترکیبات پوشیده شده باشد و در نتیجه جدا کردن آنها را بروش‌های سیانوراسیون و فلوتاسیون با اشکالاتی مواجه نماید. این پوشش ممکن است در حین عملیات آسیا کردن تشکیل شده باشد. با استفاده از مراحل آرایش ثقلی می‌توان این قبیل ذرات را جدا کرد.

شده (ثقلی یا فلوتاسیون) می‌باشد.

۴-۳- فلوتاسیون

با توجه به آیرانی طبیعی طلا و همراهی آن در حالات متعدد، با سولفورها، براحتی می‌توان آنرا بروش فلوتاسیون آرایش داد. بسته بنوع کانه طلا، شرایط و مراحل آرایش بصورت‌های مختلفی انتخاب می‌گردد:

– طلا به‌مراه سولفورها (که ممکن است سولفورهای مزاحم سیانوراسیون یا سولفورهای بی‌اثر باشند) فلوته می‌شود. محصول پرعیار شده را می‌توان طی مراحل آسیا کردن مجدد، سیانوراسیون، تشویه (در صورت همراهی سولفورهای مزاحم سیانوراسیون) بازیابی کرد. گاهی از اوقات لازمست باطله فلوتاسیون را نیز برای تکمیل عملیات سیانوره کرد.

– فلوتاسیون ممکن است پس از سیانوراسیون سنگ اولیه پیش بینی شود. در این روش (که بخصوص در افریقای جنوبی رایج شده است) بازیابی طلای موجود در پیریت افزایش می‌یابد.

– با استفاده از فلوتاسیون تفریقی می‌توان تلورورهای طلا را از پیریت جدا کرد.

– کانیهای کربن دار را نیز می‌توان قبل از مرحله سیانوراسیون، بروش فلوتاسیون جدا نمود.

شرایط فلوتاسیون مشابه شرایط مورد استفاده برای سولفورها است. بعنوان مثال کلکتورهای مناسب دی‌تیوفسفات‌ها، دی‌تیوکربنات‌ها (آمیل، بوتیل)، مرکاپتانها و کف سازهای مناسب راروغن کاج، اسیدکرزلیک، فوزوکرزول تشکیل می‌دهند. گاهی نیز از مواد متفرق کننده مثل سیلیکات سدیم برای رسپا استفاده می‌شود. pH مورد استفاده معمولا بین ۷ و ۱۰ قرار دارد و بوسیله کربنات سدیم یا سودتنظیم می‌شود (آهک ممکن است باعث بازداشت طلا و پیریت شود). بالاخره ممکن است استفاده از فعال کننده هائی مثل سولفات مس، سولفور سدیم، نیترات سرب، دی‌اکسید گوگرد و هیپوسولفیت ضروری باشد.

فلوتاسیون طلا و سولفورهای همراه آن، عملی ساده و اقتصادی است. با اینحال بایستی دقت شود که با مراحل بعدی عملیات هماهنگی لازم را دار باشد. چنانچه بعد از مرحله فلوتاسیون از سیانوراسیون برای بازیابی طلا استفاده شود، حضور کلکتورها و سایر مواد شیمیائی ممکن است بر روی انحلال طلا در محلول سیانور تاثیر بگذارد، بخصوص کلکتورها چون بصورت لایه‌ای سطح ذرات را می‌پوشانند، سرعت انحلال

را کاهش می‌دهند. همچنین اگر روش بازیابی طلای حل شده، استفاده از زغال فعال باشد، ممکن است مواد شیمیائی مورد مصرف در فلوتاسیون، مانع جذب طلا بر روی زغال فعال شوند برای رفع این اشکالات ممکن است مراحل اکسیداسیون، آسیا کردن مجدد محصولات پرعیار شده یا تشویه آن پیش‌بینی شود.

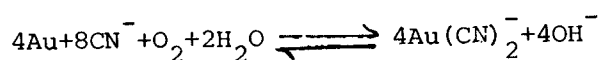
اگر پس از مرحله سیانوراسیون، فلوتاسیون پیش‌بینی شده باشد، حضور یونهای CN^- ممکن است سولفورها بخصوص پیریت را بازداشت کرده، از فلوته شدن آن جلوگیری کند. این اشکال را نیز می‌توان با استفاده از SO_2 در محیط اسیدی برطرف کرد.

اشکالاتی که در رابطه با ذرات طلا ممکن است پیش آیند نیز شامل پوشیده شدن سطح آنها توسط ترکیبات دیگر است که می‌توان آنها را با استفاده از سولفات مس یا دی‌اکسید گوگرد فعال کرد همچنین در ابعاد بزرگتر از حدود ۲۰۰ میکرون، فلوتاسیون طلا مشکل بوده و مستلزم استفاده از کلکتورهای قویتری می‌باشد (این اشکال را می‌توان با پیش بینی یک مرحله آرایش ثقلی رفع کرد). بالاخره با توجه به راندمان وزنی رایج (حدود ۱٪) که مقدار ناچیزی است، عملیات شستشو را بایستی با دقت و کنترل زیادی انجام داد.

۴-۴- سیانوراسیون

روش سیانوراسیون، که در حال حاضر دارای بیشترین کاربرد برای آرایش طلا است، از اوائل قرن بیستم رواج پیدا کرده است و بتدریج اصلاحاتی نیز بر روی آن انجام گرفته است. سیانوراسیون روشی ساده، با کارآئی زیاد است. با تغییرات جزئی در شرایط محیط می‌توان کانه های بسیار متفاوتی را با این روش آرایش داد.

رابطه‌ای که برای واکنش طلا و سیانور مورد قبول واقع شده است بقرار زیر می‌باشد:



بطوریکه در رابطه فوق ملاحظه می‌شود، حضور اکسیژن برای انجام واکنش ضروری است. نحوه تامین اکسیژن بسادگی بادمیدن هوا بداخل محلول امکان پذیر است. برای اجتناب از هیدرولیز سیانور سدیم و تشکیل گاز اسید سیانیدریک (که گازی فوق العاده سمی است)، واکنش حتما باید در محیط قلیائی (pH حدود ۹ تا ۱۱/۷) انجام شود. برای قلیائی کردن محیط، معمولا "از آهک استفاده می‌شود.

گاهی هم برای جلوگیری از اشکالات ناشی از اسباب شدن سولفات کلسیوم ، بجای آهک از سود که ماده گرانتتری است استفاده می شود . میزان مصرف آهک بسته به نوع کانه بسیار متفاوت است و از ۱ تا چند کیلوگرم به ازاء هر تن کانه تغییر می کند .

سیانور مورد استفاده در اکثر حالات سیانور سدیم است و بندرت از سیانور کلسیوم نیز استفاده می شود . میزان مصرف رایج آن ۲۰۰ گرم تا ۵ کیلوگرم به ازاء هر تن کانه است . میزان مصرف سیانور آزاد در محلول بین چند ppm تا ۵۰۰ ppm متغیر است .

مدت زمان لازم برای سیانوراسیون بنوع کانه و ابعاد ذرات طلا بستگی دارد . در شرایط صنعتی ، زمان توقف بین ۱۶ و ۴۰ ساعت متغیر است ، ولی در صورت لزوم می توان زمانهای توقف طولانی تری انتخاب کرد . زمان توقف را می توان با جدا کردن ذرات دانه درشت طلا بروش ثقلی کاهش داد . بدین ترتیب تلفات طلا در باطله سیانوراسیون نیز کاهش می یابد .

تاثیر درجه حرارت محیط بر روی سینتیک واکنش جزئی است و معمولا واکنش در درجه حرارت محیط انجام می پذیرد .

در مورد کانه هایی که در مقابل سیانوراسیون مستقیم مقاوم هستند ، لازم است با استفاده از یک مرحله آرایش اولیه ، کانه را برای مرحله سیانوراسیون آماده ساخت . این مرحله شامل تشویه کانه یا آرایش آن بروش تر است . با توجه به هزینه زیاد تشویه ، از این روش تنها در مورد محصولهای پرعیار شده فلوتاسیون که شامل سولفورهای آهن ، آرسنیک یا آنتیموان باشد ، استفاده می شود . بدین ترتیب ذرات بسیار دانه ریز طلای موجود در داخل سولفورهای آزاد می شوند . بعلاوه با استفاده از تشویه ، در درجه اول آرسنیک و در درجه بعد آنتیموان که برای عملیات سیانوراسیون مضر هستند ، حذف می شوند . همچنین بعضی سولفورها مثل پیروتیت که می توانند در محلول سیانور حل شوند ، اکسیده می شوند . بالاخره مواد آلی مانند فلوکولانها و کلکتورها و همچنین مواد کربن دار موجود در کانه ، که باعث جذب طلای حل شده بر روی خود می شوند ، از بین می روند .

عملیات تشویه ، در شرایط اکسیداسیون کنترل شده و مناسب با کانه مورد استفاده در درجه حرارتی بین ۶۰۰ تا ۷۰۰ درجه سانتیگراد انجام می شود . استفاده از درجه حرارتیایی بیش از این حد زیان آور است چون باعث کاهش

تخلخل کانه می شود و بدین ترتیب از نفوذ سیانور بداخل آن و تماس با ذرات طلا جلوگیری می کند استفاده از درجه حرارتیهای زیاد بخصوص در حضور آنتیموان ، باعث ذوب شدن بعضی ترکیبات آنتیموان می شود که ممکن است ذرات طلا را احاطه نموده و از انحلال آنها در محلول سیانور جلوگیری کند . مواد تشویه شده در صورت لزوم مجددا توسط آسیا خرد می شوند . در اکثر حالات ، یک مرحله شستشوی اسیدی یا قلیائی برای حذف یونهای مزاحم ، بخصوص مس و آرسنیک باقیمانده در نظر گرفته می شود . سپس محصول بدست آمده به رآکتورهای سیانوراسیون منتقل می شود .

روش دیگری که بعنوان آرایش اولیه مورد استفاده قرار می گیرد ، روش تر است . در این روش می توان :

– بعضی مواد مثل پیروتیت و بطور کلی سولفورها را با یک مرحله اکسیداسیون بکمک هوا و در حضور آهک از بین برد . بدین ترتیب مصرف اکسیژن مورد نیاز در مرحله سیانوراسیون کاهش می یابد .

– بعضی از عناصر مانند مس را که می توانند با سیانور ترکیب شده ، باعث افزایش مصرف آن شوند ، با یک مرحله شستشوی اسیدی یا قلیائی می توان حذف کرد یا آنها را تبدیل به ترکیبات کمپلکسی نمود . با استفاده از روش مشابهی کانیهای آرسنیک دار و آنتیموان دار نیز حذف می شوند .

– در صورتیکه ذرات طلای آزاد توسط قشری از اکسید آهن یا ترکیبات دیگر پوشیده شده باشند ، معمولا با یک مرحله شستشوی اسیدی می توان آن قشر را از بین برد .

– با استفاده از سوخته های نفتی می توان سطح مواد کربن دار موجود در کانه را پوشاند و از جذب طلای حل شده در سیانور توسط آنها جلوگیری کرد (لازم به تذکر است که مواد کربن دار را بروش فلوتاسیون نیز می توان خارج نمود) . عمل سیانوراسیون به روشهای مختلف انجام می شود :

۴-۴-۱- سیانوراسیون در داخل رآکتور

سیانوراسیون بطور رایج توسط یک سری رآکتور انجام می شود . کانه ، پس از خرد شدن بصورت پالپ بداخل رآکتورها هدایت می شود و در آنجا با محلول سیانور در تماس قرار می گیرد .

تا این اواخر در بیشتر نقاط ، سیانوراسیون بر روی بخشهای دانه درشت و دانه ریز بطور جداگانه انجام می شد . بخشهای دانه درشت توسط رآکتورهای ساکن و بخشهای دانه ریز

۴-۲- سیانوراسیون توده‌های

این روش که از مدت‌ها قبل برای کانه‌های مس و اورانیوم روشی شناخته شده بود، از حدود ۱۰ سال قبل سرعت برای کانه‌های طلا نیز مورد استفاده قرار گرفته است. با توجه به حجم سرمایه‌گذاری و همچنین هزینه کم این روش نسبت به روشهای کلاسیک، می‌توان کانه‌های کم‌عیار یا باطله‌های معادن قدیمی را نیز پرعیار کرد. در حال حاضر با استفاده از ایمن‌روش، کانسارهایی با عیار ۲ و حتی ۱ گرم در تن را مورد بهره‌برداری قرار داده‌اند.

در این روش، توده‌های از کانه، که وزن آن ممکن است از چندده هزار تن تا یک میلیون تن تغییر کند، بر روی بستر غیر قابل نفوذی (از جنس رس، پلاستیک، آسفالت، ...) قرار داده می‌شود. محلول سیانور توسط دو شهابی بر روی این توده پاشیده می‌شود و بطور آزاد از میان توده عبور می‌کند. با پیش‌بینی زه‌کشی مناسب بر روی بستر، محلول سیانور غنی شده از طلا جمع‌آوری می‌شود و به بخش بازیابی طلا منتقل می‌گردد. این عمل تا زمانی که انحلال طلا در محلول متوقف شود، یا سرعت انحلال خیلی کند شود، ادامه می‌یابد و ممکن است بسته به حجم توده و سینتیک واکنش از چند روز تا چند ماه تغییر کند.

در صورت استفاده از این روش، امکان پرعیار کردن اولیه کانه بروشی دیگر وجود ندارد. در نتیجه کانه بایستی بطور طبیعی قابل آرایش با این روش باشد. بدین منظور باید کانه دارای مشخصات زیر باشد:

- ابعاد ذرات طلا باید حتی المقدور کوچک باشد، چون ممکن است انحلال ذرات دانه درشت مستلزم زمانی بسیار طولانی باشد (۱ تا ۲ سال)،

- ذرات طلا یا در اثر تخلخل کافی خود کانه و یا پس از مرحله سنگ شکنی باید بتوانند با محلول سیانور در تماس قرار گیرند،

- میزان عناصری که قابل حل شدن در محلول سیانور هستند (مثل As, Cu, Zn, Fe, Sb یا موادی که باعث اختلالاتی در سیانوراسیون طلا می‌شوند، بایستی در کانه کم باشد،

- میزان کانیهای سولفور که در حین عمل تولید اسید می‌کنند و در نتیجه مصرف آهک را افزایش می‌دهند بایستی کم باشد،

توسط راکتورهای غیر ساکن جدا می‌شوند.

راکتورهای ساکن متشکل از ستونهایی هستند که ماده دانه درشت در آن انباشته می‌شوند. محلول سیانور از قسمت فوقانی بداخل آن وارد شده، پس از عبور از لایلهای ماده از قسمت تحتانی خارج گردیده، مجدداً بداخل ستون بازگردانده می‌شود. در حال حاضر از این روش استفاده نمی‌شود، بلکه کانه بطور کامل تا ابعاد کوچکتر خرد شده و در یک سری راکتور غیر ساکن تحت تاثیر محلول سیانور قرار می‌گیرد.

اختلاف انواع راکتورها در نحوه بهم زدن مواد در داخل آنهاست. رایجترین راکتورهای مورد استفاده بشرح زیر هستند:

- راکتورهای Pachucas

این راکتورها به شکل استوانه‌های بلندی هستند که قسمت تحتانی آنها مسطح یا مخروطی شکل است. بهم زدن مواد در این نوع راکتورها با دمیدن هوا انجام می‌پذیرد. بدین منظور مجراهایی برای دمیدن هوا در قسمت تحتانی آن پیش‌بینی شده است.

- راکتورهای Dorr

این راکتورها به شکل استوانه کم ارتفاع هستند که قسمت تحتانی آنها مسطح است. در داخل آنها محوری توخالی قرار گرفته است که بر روی آن در قسمت تحتانی تعدادی پارو، و در قسمت فوقانی تعدادی پره نصب شده است. بهم زدن مواد با دمیدن هوا از داخل محور که از بخش تحتانی آن خارج می‌شود، انجام می‌گیرد. پاروهای تحتانی از ته نشین شدن مواد جلوگیری می‌کنند و پره‌های فوقانی باعث پراکنده شدن ذراتی، که در اثر دمیده شدن هوا بسطح پالپ رسیده‌اند، می‌شوند.

- راکتورهای مجهز به بهم زن

این راکتورها مجهز به بهم زن مکانیکی (مارپیچی) هستند که باعث تعلیق و پراکنده شدن هوا در راکتور می‌شود. در بعضی انواع آن، در اطراف بهم زن مجراهایی برای دمیدن هوای بیشتر پیش‌بینی شده است.

در حال حاضر راکتورهای مجهز به بهم زن که دارای مصرف کم انرژی بوده و احتمال تشکیل منطقه‌های ساکن نیز در آنها کمتر است بیشترین کاربرد را دارا می‌باشند.

راکتورها در بیشترین حالات بطور دائم و بصورت سری و در بعضی حالات نیز بطور غیر دائم مورد استفاده قرار می‌گیرند.

– بالاخره بایستی قابلیت عبور محلول سیانور از توده کانه مناسب باشد. بدین منظور بایستی میزان نرمة و همچنین رس در آن کم باشد.

در مقایسه، بازیابی طلا بروش توده‌ای معمولاً حدود ۷۵٪ بازیابی بدست آمده توسط رآکتورها است.

بازیابی طلای حل شده در محلول سیانور: پس از مرحله سیانوراسیون، طلای حل شده در محلول سیانور بایستی بازیابی شود. برای این منظور دو روش موجود است:

الف – ته‌نشین کردن طلا توسط روی

بدون شک، یکی از عوامل موثر در توسعه روش سیانوراسیون امکان ته‌نشین کردن طلا از محلول سیانور توسط پودر روی بوده که در اواخر قرن نوزدهم شناخته شده است. ته‌نشین کردن شامل مراحل زیر می‌شود:

– جدا کردن محلول غنی شده، از ذرات جامد باطله،

– صاف کردن محلول غنی شده،

– هواکشی محلول تحت خلاء جزئی،

– ته‌نشین کردن طلا در محلول با استفاده از پودر روی،

– بازیابی طلای ته‌نشین شده (توسط فیلتر پرس).

بعضی از عناصر (بخصوص مس) ممکن است در

واکنش‌های ته‌نشینی ایجاد اختلال نمایند و باعث کاهش سینتیک واکنش و همچنین بازیابی طلا شوند.

ب – جذب طلا بر روی زغال فعال

موادی که دارای کربن فعال هستند، می‌توانند طلا

را بر روی خود جذب کنند. برمبنای این خاصیت، روش بازیابی طلا توسط زغال فعال پایه‌گذاری شده است.

قابلیت زغال فعال برای جذب طلا، با توجه،

به اشکالاتی که در سیانوراسیون کانه‌های طلای کربن‌دار پیش آمده بود، در قرن نوزدهم شناخته شده بود، مع الوصف کاربرد و توسعه استفاده از آن در ۱۰ سال اخیر بوده است.

این امر مدیون روشی است که ZADRA برای بازیابی

و استفاده مجدد از زغال (بجای سوزاندن آن) ارائه نموده

است. زغال مورد استفاده از چوب‌های سخت (مثل درخت

فندق) یا قسمتهای سخت گیاهی (مثل پوسته هستند گیاهان)

بطریقه خاصی تهیه می‌شود تا تخلخل و در نتیجه ظرفیت جذب

آنها افزایش یابد. دانه بندی مناسب برای زغال مورد

استفاده ۵/۸ تا ۳ میلی‌متر است.

یکی از مزایای زغال فعال اینست که در صورت لزوم

می‌توان پس از مرحله انحلال، آنرا مستقیماً با پالپ در تماس

قرار داد. پس از مرحله سیانوراسیون، پالپ (که مشکل از

ذرات دانه ریز کانه است) به یک سری رآکتور از نوع

Pachucas یا نوع مجهز به بهم زن مکانیکی منتقل

می‌شود. بهر یک از رآکتورها، زغال فعال افزوده می‌شود و

در زمان خروج پالپ از رآکتورها، این زغال توسط سرندهائی

جدا می‌شود. زغال باقیمانده بر روی هر سرند، در خلاف

جهت پالپ حرکت می‌کند و به رآکتور قبلی انتقال یابد.

بدین ترتیب پالپ عبور کرده از سرند پس از آخرین رآکتور،

تشکیل باطله را می‌دهد و زغال باقیمانده بر روی سرند مربوط

به اولین رآکتور، تشکیل محصول پرعیار شده را می‌دهد. با

استفاده از این روش، نیازی به جدا کردن و صاف کردن محلول

غنی شده، پس از مرحله سیانوراسیون نیست. این امر

بخصوص در مورد کانه‌هایی که بسختی ته‌نشین شده و از صافی

می‌گذرند مزیت قابل توجهی محسوب می‌شود [۱۱]. در

روش سیانوراسیون توده‌ای، جذب طلای حل شده بر روی زغال

در داخل ستونهای ساکن انجام می‌پذیرد.

بازیابی طلا از زغال نیز بروشهای متعددی انجام

می‌شود. اولین روش که توسط ZADRA [۵] ارائه شده است،

استفاده از محلولی شامل ۱٪ سود و ۱/۵٪ سیانور سدیم

در حرارت جوش و در فشار متعارفی یا بیشتر است. یکی از

اصلاحاتی که بر روی این روش انجام شده است، افزایش

حدود ۱۰٪ اتانول بمحلولی شامل ۲٪ سود است. در روشی

که در آفریقای جنوبی رایج شده است، پس از اینکه زغال

غنی شده در تماس با محلولی شامل ۵٪ سیانور سدیم و ۱٪

سود، قرار گرفت آنگاه از آب خالص استفاده می‌کنند.

پس از این مرحله، طلا بروش الکترولیز بر روی

کاتدهائی از نوع سیمهای فولادی منتقل می‌شود. گاهی از

اوقات نیز طلای موجود در محلول را با استفاده از پودر روی

ته‌نشین می‌کنند.

در مقایسه بین دوروش ته‌نشین کردن طلا توسط

پودر روی و جذب آن بر روی زغال فعال، روش دوم بخصوص

در شرایطی که جدا کردن و صاف کردن محلول غنی شده،

بعلت وجود مواد رسی و نرمة، بسختی انجام پذیرد، همچنین

در صورت وجود مس در محلول، و یا هنگامی که عبار کانه کم

باشد، مناسب تر از روش اول است. بعکس، چنانچه همراه

کانه، نقره نیز وجود داشته باشد، روش ته‌نشین کردن توسط

اشکال دیگری که حضور آرسنیک بوجود می‌آورد، در مرحله‌راسب کردن طلا از محلول سیانور توسط پودر روی است. زیرا در این مرحله گاز ASH_3 تولید می‌شود که فوق‌العاده سمی است و احتیاج به تاسیسات اضافی برای تهویه موثر محیط دارد.

یکی از حالات خاص و قابل توجه، همراه بودن طلا با میسپیکل است. در این حالت معمولاً طلا بصورت بسیار دانه‌ریز و در حد غیر قابل رویت توسط میکروسکپ وجود دارد و بطور مستقیم قابل بازیابی توسط محلول سیانور نیست.

در حضور آرسنیک یا آنتیموان، معمولاً روش آرایش اولیه، فلوتاسیون است. محصول پرعیار شده اولیه تشویه می‌شود، بدین ترتیب از یک طرف طلا برای مرحله سیانوراسیون آزاد شده، از طرف دیگر آرسنیک و بخش عمده آنتیموان حذف می‌شود. درجه حرارت و هوادهی کوره، بخصوص در حالتی که کانه حاوی آنتیموان باشد، بایستی بطور دقیق کنترل شود، تا از ذوب جزئی این فلز که ممکن است باعث پوشش سطح ذرات طلا گردد، جلوگیری شود.

۵-۳- سولفورهای آهن

سولفورهای آهن یعنی پیریت، مارکازیت و پیروتیت در حین سیانوراسیون تمایل به تجزیه شدن دارند. در بین این کانیها، پیروتیت بیشترین اشکال را تولید می‌کند. تجزیه و انحلال این کانیها باعث افزایش مصرف اکسیژن و کاهش سینتیک انحلال طلا می‌شود. بعلاوه ممکن است بر روی سطح ذرات طلا، لایه ای از AuS تشکیل شود که از انحلال آن جلوگیری نماید و همچنین یونهای Fe^{++} موجود در محیط می‌توانند طلای حل شده را رسوب دهند. معمولاً می‌توان این اشکال را با یک مرحله اکسیداسیون در محیط قلیائی قبل از مرحله سیانوراسیون برطرف کرد.

قابلیت انحلال پیریت در محلول سیانور کم است ولی در این حالت نیز مانند حالت میسپیکل، طلا معمولاً بصورت دانه ریز در داخل آن پراکنده است. در این صورت می‌توان با یک مرحله فلوتاسیون و سپس تشویه و بالاخره سیانوراسیون، طلا را جدا کرد.

۵-۴- اکسیدهای آهن

گاهی از اوقات در حین سیانوراسیون، بعضی از هیدروکسیدهای آهن می‌توانند تشکیل شده، بصورت قشری

پودر روی مناسبتر است. هزینه عملیات و سرمایه گذاری برای روش جذب بر روی زغال فعال معمولاً کمتر از روش ته نشینی است. یکی دیگر از مزایای زغال فعال که کاربرد خیلی جدید آنست، امکان استفاده از آن در حین عملیات سیانوراسیون است، زیرا در صورت وجود مواد کربن دار در کانه، کربن فعال مانع از جذب طلای حل شده بر روی مواد کربن دار خواهد شد، بدین ترتیب این قبیل کانه‌ها را می‌توان بدون اینکه نیازی به جدا کردن اولیه مواد کربن دار باشد، آرایش داد.

۵-۵- تاثیر ناخالصیهای همراه طلا بر روی روشهای آرایش آن

علاوه بر خواص ویژه طلا، خواص بعضی کانیهای موجود در کانه (سولفورها، اکسیدها، کانیهای گانگ) تاثیر زیادی در انتخاب روش آرایش دارند. بنابراین شناسائی کامل کانه طلا از نظر کانی شناسی، بخصوص در حالاتی که روشهای رایج آرایش نتایج رضایت بخشی ندهند، امری الزامی است. تاثیر کانیهای مختلف شرح زیر است:

۵-۱- کانیهای مس، سرب و روی

تجارب نسبتاً قدیمی LEAVER و WOOLF نشان داده‌اند که اکثر کانیهای طلا دار خود نیز کم و بیش در سیانور حل می‌شوند. این امر باعث مصرف بیش از حد سیانور می‌شود. بنظر DORR و Bosqui (۷) چنانچه نسبت مولر مس به سیانور معادل ۴ باشد، انحلال آن در مقابل طلا به بیشترین حد خود می‌رسد. برای اجتناب از این امر، اکثر اوقات قبل از سیانوراسیون یک مرحله آرایش اولیه لازم است. در مواردی که فلزات مینای موجود در کانه مورد بازیابی قرار گیرند، معمولاً طلا در حین عملیات متالورژی فلزات مینا بازیابی می‌شود.

۵-۲- کانیهای آرسنیک و آنتیموان

مشابه آنچه در فوق گفته شد، با سنش‌نای میسپیکل، این دسته از کانیها کم و بیش در محلولهای سیانور حل می‌شوند و بدین ترتیب مصرف مواد شیمیائی را افزایش می‌دهند. بعلاوه این انحلال، سینتیک انحلال طلا را کاهش می‌دهد و بالاخره از انحلال آن بطور کامل جلوگیری می‌کند. علت این بازدارندگی علاوه بر کاهش اکسیژن در محیط، عمدتاً ناشی از تشکیل لایه‌ای از ترکیبات آرسنیک و آنتیموان بر روی ذرات طلا است.

ذرات طلا را بیوشانند. این امر باعث کاهش سینتیک انحلال طلا می شود. در حالت طبیعی نیز ممکن است ذرات طلا توسط چنین لایه های پوشیده شده باشند که در این صورت جدا کردن آنها بروش فلوتاسیون بسیار دشوار است. این اشکال را گاهی می توان با یک مرحله فعال کردن توسط دی اکسید گوگرد و یا شستشو با اسید رقیق برطرف کرد.

۵-۵- مواد کربن دار

مواد کربن دار ممکن است بصورت های مختلف مانند گرافیت، بقایای مواد آلی، اسید هومیک و غیره در کانه وجود داشته باشند. این مواد باعث راسب شدن طلای حل شده در سیانور می شوند، و بدین ترتیب بازیابی آنها کاهش می دهند. با استفاده از روش های خاص (اکسیداسیون، جدا کردن کربن) کم و بیش می توان این اشکال را برطرف کرد. همچنین بعضی از انواع رسها می توانند باعث راسب شدن طلا شوند که علت آن عمدتاً وجود مواد هیدروکربن در آنهاست، ولی ترکیب شیمیایی رسها، بخصوص نوع کاتیون های موجود در آنها نیز ممکن است باعث راسب شدن طلا شود.

در اینجا ذکر این نکته نیز ضروری بنظر می رسد که پدیده راسب شدن طلا در مورد بعضی از کانی های پیریتی نیز مشاهده شده است. همچنین آلودگی کانه توسط موادی مثل بقایای گیاهی، مواد پلاستیکی، مواد شیمیایی مورد مصرف در فلوتاسیون، روغن ها و غیره نیز ممکن است باعث بروز این اشکال بشود.

۶- مثالهایی از روشهای آرایش طلا

در تدوین مطالب این بخش سعی شده است نمونه هایی از روشهای مختلف آرایش طلا، که در نقاط مختلف جهان مورد بهره برداری قرار گرفته اند، معرفی شوند.

۶-۱- روش کلاسیک [۸]

کانه مورد نظر که متعلق به معدن Masbate در فیلیپین است، کانه ایست با گانگ سیلیسی و سختی نسبتاً زیاد (اندیس کار آن ۱۵ تا ۱۶ است) و دارای موادرسی. عیار طلای موجود در آن ۴ گرم در تن و ظرفیت کارخانه آرایش آن ۲۲۰۰ تن در روز است.

سنگ معدنی طی سه مرحله سنگ شکنی تا ابعاد کوچکتر

از ۱۰ میلی متر و سپس توسط چهار آسیای گلوله ای در مسیر بسته تا ابعاد ۷۵ میکرون (d_{80}) خرد می شود. در اکثر کارخانه های مشابه، محلول سیانور در سطح آسیا افزوده می شود، ولی در این مورد به علت اسیدی بودن زیاد کانه، عمل سیانوراسیون در یک سری رآکتور مجهز به بهم زن انجام می شود. زمان توقف پالپ در داخل رآکتورها ۲۴ ساعت است. سپس با افزودن زغال فعال به پالپ در داخل پنج رآکتور دیگر، طلا بر روی آن جذب می شود. زمان توقف در این مرحله ۵/۵ ساعت است. طلای جذب شده بر روی زغال فعال بطور غیر دائم طی ۱۴ تا ۱۵ ساعت در درجه حرارتی معادل ۹۰ درجه سانتیگراد در فشار متغرفی از آن خارج می شود (روش ZADRA). سپس طلا بروشی کاملاً کلاسیک، بطریقه الکترولیز بر روی کاتدهائی از سیمهای فولادی منتقل می شود. محصول الکترولیز در داخل یک کوره القائی تصفیه می شود تا به طلای شمش با عیار ۹۷٪ طلا و ۱٪ نقره تبدیل شود. زغال مصرف شده در داخل یک کوره دوار مجدداً فعال و قابل استفاده می شود. بازیابی طلا در مجموعه عملیات ۸۶٪ است.

۶-۲- روش سیانوراسیون توده ای [۹]

کانه مورد نظر متعلق به معدن Sterling در ایالت نوادا (ایالات متحده) است. ابعاد ذرات طلا در این کانه حدود ۴ میکرون است. این ذرات در داخل سیلتهای سخت شده و دولومیت پراکنده اند و بندرت کانیهای سولفور (استیبین، گالن، پیریت) و کانیهای آلتراسیون (اکسیدهای آهن، رس، سریسیت) همراه آنها دیده می شود. عیار آن ۸ گرم در تن و ظرفیت کارخانه ۱۰۰ تا ۲۵۰ تن در روز است. استخراج آن بروش زیرزمینی است که پس از حمل به کارخانه، بوسیله سنگ شکن تا ابعاد ۷۶ میلی متر خرد شده و بصورت توده ای بوزن ۱۱۰۰۰ تن بر روی سطحی که بدین منظور آماده شده و بطور مناسب زهکشی شده است، انباشته می شود. بر روی این توده، محلول سیانور بمدت ۱۰ تا ۱۶ ساعت در روز بمیزان ۱۲/۵ لیتر در دقیقه با زاویه هر متر مربع پاشیده می شود. محلول جمع آوری شده از هر توده بطور جداگانه ذخیره می شود. مدت زمان لازم برای انحلال طلا چندین هفته است. بازیابی طلا به روش جذب بر روی زغال فعال انجام می شود. پس از جداسازی طلا از زغال، طلا به روش الکترولیز بر روی کاتدهائی از سیمهای فولادی انتقال می یابد و سپس با ذوب تصفیه می شود. بازیابی طلا بستگی بنوع کانه دارد و بین ۷۰ تا ۹۰٪ متغیر

محصولات پرعیار شده و باطله فلوتاسیون انجام می‌شود. سیانوراسیون باطله بسادگی توسط رآکتورهای مجهزه بهمز انجام پذیر است.

۷- بررسی پرعیار کردن سنگ معدنی کانسار طلای موته

در این قسمت، بخشی از نتایج بررسیهای انجام شده در آزمایشگاه کانه‌آرایی دانشکده فنی، که بر روی سنگ معدنی کانسار طلای موته انجام گرفته است، معرفی می‌گردد. این بررسی به پیشنهاد وزارت صنایع و معادن و از طرف شرکت سهامی کل معادن و ذوب فلزات در اردیبهشت ماه ۱۳۶۰ بین دانشکده ارجاع شد، و نتایج آن بصورت گزارشی در اسفندماه ۱۳۶۰ تهیه و ارسال گردید.

کانسار طلای موته در ۳۰ کیلومتری جنوب دلیجان در استان اصفهان فرار گرفته است. مطالعات انجام شده بر روی بخش چاه‌خاتون در این ناحیه نشان داده است که سنگ درونگیر آن شامل سنگهای دگرگونی و آذرین نفوذی است که پیریت بصورت دانه‌های پراکنده بطور نامنظم یا توجیه شده در جهت شیستوزیته و لایه‌بندی طبقات شیستی وجود دارد. طلا عمدتاً همراه پیریت بمقادیر مختلف وجود دارد، ولی بدون ارتباط مستقیم با پیریت و در رگه‌های کوارتز نیز بچشم می‌خورد. ذخیره این بخش حدود ۷۰۰۰۰۰ تن با عیاری حدود ۴ گرم در تن است (عیار نمونه تحت بررسی معادل ۳/۴ گرم در تن بوده است). آزمایشهای انجام شده نشان داده است که با خرد کردن سنگ معدنی تا ابعاد کوچکتر از ۲۰۰ میکرون و سپس فلوتاسیون پیریت می‌توان محصول پرعیار شده اولیه‌ای از طلا با عیار ۳۰/۶ گرم در تن و بازیابی ۸۴٪ بدست آورد. سپس با خرد کردن مجدد این محصول پرعیار شده تا ابعاد کوچکتر از ۱۲۵ میکرون و استفاده از روش سیانوراسیون توسط رآکتورهای مجهزه بهمز زن می‌توان طلای موجود را در محلول سیانور حل کرد. بازیابی این مرحله نیز ۸۱/۷٪ بوده است. بازیابی طلا از محلول سیانور، با استفاده از زغال فعال امکان پذیر است.

نتیجه

با توجه به مطالب گفته شده در مورد کانه‌های طلا و روشهای مناسب برای آرایش هر کانه و همچنین مراحل مختلف هر یک از این روشها، به تحولات و پیشرفتهای انجام شده در سالهای اخیر اشاره شد.

است.

۶-۳- روش آرایش کانه‌های شامل مواد کربن دار [۱۰]

کانه مورد نظر متعلق به معدن Carlin در ایالت نوادا (ایالات متحده) است، که دارای منشاء هیدروترمال است و بشدت اکسیده شده است. در نتیجه بخشی از پیریت طلا دار موجود در کانه، بصورت اکسید آهن در سنگ پراکنده شده باعث نفوذ پذیری کانه نسبت به محلول سیانور گردیده است. در بخش اعظمی از کانسار، مواد کربن دار از منشاء آلی تا حدود ۴/۵٪ وجود دارد. عیار طلا در این کانه ۷ گرم در تن و ظرفیت کارخانه برای کانه حاوی مواد کربن دار ۴۵۰ تن در روز و برای کانه اکسیده ۱۷۰۰ تن در روز است.

در اینجا برای حذف مواد کربن دار، بجای عمل تشویه، از اکسیداسیون شیمیائی استفاده شده است. این عمل طی دو مرحله انجام می‌شود. ابتدا در داخل پالپ متشکل از کانه که غلظت آن ۴۰ تا ۵۰٪ جامد است، در حضور کربنات سدیم و در درجه حرارتی حدود ۸۵ درجه سانتیگراد، بشدت هواد میده می‌شود. بدین ترتیب ذرات پیریت طلا دار اکسیده می‌شوند. سپس در مرحله دوم قسمت اعظم مواد کربن دار توسط گاز کلر در درجه حرارتی حدود ۵۰ درجه سانتیگراد طی زمانی حدود ۳۰ ساعت اکسیده می‌شود. سیانوراسیون به روش کلاسیک انجام می‌شود و طلای حل شده با استفاده از روی ته نشین می‌شود. بازیابی طلا در این کانه حدود ۸۴٪ است.

۶-۴- روش آرایش کانه‌های مقاوم در برابر سیانوراسیون

کانه مورد نظر متعلق به معدن Kargoorlie در استرالیا است. در این کانه، بخشی از طلا بصورت ذرات بسیار دانه ریز در داخل پیریت، که همراه مقدار قابل توجهی از سولفورهای دیگر (نتراهدریت، میسیکل) است، پراکنده شده است، و بخش دیگر آن بصورت آزاد و همچنین تلورور وجود دارد. گانگ آن یک شیست آهکی است. عیار طلای آن ۶ گرم در تن و ظرفیت آن ۱۳۶۰ تن در روز است.

پس از مرحله سنگ شکنی، کانه ابتدا توسط آسیای میله‌ای خرد می‌شود. محصول خرد شده بروش ثقلی (توسط میز) پرعیار می‌شود و بدین ترتیب اولین محصول پرعیار شده بدست می‌آید. باقیمانده آن مجدداً توسط آسیای گلوله‌ای تا ابعاد ۷۵ میکرون (d_{95}) خرد شده، سپس بروش فلوتاسیون پرعیار می‌شود. سیانوراسیون بطور جداگانه بر روی

یکی از این تحولات ، استفاده مجدد از قدیمی ترین روش آرایش طلا یعنی روش ثقلی ، و ایجاد امکاناتی برای آرایش طلا در ابعاد نسبتا دانه ریز است .

تحولات چشمگیر دیگری که باعث گسترش تکنولوژی آرایش طلا در ۱۰ سال اخیر بوده است ، یکی سیانوراسیون توده‌ای است که روشی ساده و ارزان است و با استفاده از این روش می‌توان کانسارهایی با عیار کم و همچنین با طله معادن قدیمی را مورد بهره‌برداری قرار داد . بالاخره لازم است از امکان استفاده از زغال فعال برای بازیابی طلا از محلول غنی شده سیانور نام برد که بخوبی توانسته است با روش ته‌نشین کردن طلا توسط پودر روی رقابت کند و در بعضی موارد اشکالات موجود در این روش را برطرف نماید .

خلاصه

طلا در طبیعت بصورت فلزی و معمولا با مقداری نقره یافت می‌شود که همواره تشکیل محلولهای جامد غیر محلولی را می‌دهند . طلا در مقادیر متفاوت اقتصادی یا غیر اقتصادی در سنگهای مختلف (آذرین ، رسوبی ، دگرگونی) با ابعادی از حدود چند سانتیمتر تا کوچکتر از میکرون یافت می‌شود . با توجه به خواص طلا ، یعنی جرم مخصوص زیاد ، قابلیت ترشوندگی توسط جیوه ، آبرانی طبیعی و قابلیت انحلال آن در محلول سیانور ، روشهای مختلفی برای آرایش آن ابداع شده است .

قدیمی ترین روش ، روش ثقلی است که در مورد ذرات نسبتا " دانه درشت طلا مورد استفاده قرار می‌گرفته است ، ولی در سالهای اخیر امکان آرایش طلا در ابعاد نسبتا " کوچک نیز بروش ثقلی حاصل شده است .

با توجه به قابلیت ترشوندگی سطح طلا توسط جیوه ، از زمانهای قدیم روش ملقمه کردن برای آرایش طلا مورد استفاده قرار گرفته است ، ولی در حال حاضر با توجه به مسائلی که در این روش وجود دارد ، از روش ملقمه کردن فقط در بعضی موارد بخصوص برای بازیابی طلا از محلولهای پرعیار شده استفاده می‌شود .

با توجه به آبرانی طبیعی طلا ، بخصوص در کانه‌هایی که طلا همراه سولفورهای فلزی دیگر وجود دارد ، می‌توان با استفاده از روش فلوتاسیون ، محصول پرعیار شده اولیه‌ای از طلا بدست آورد .

بالاخره ، با توجه به قابلیت انحلال طلا در محلول سیانور ، می‌توان از روش سیانوراسیون استفاده کرد . این روش در حال حاضر متداولترین روش آرایش طلا است .

بمنظور بازیابی طلا از محلول غنی شده سیانور ، از قابلیت ته‌نشین کردن آن بکمک پودر روی استفاده می‌شود . در سالهای اخیر استفاده از زغال فعال برای جذب طلای موجود در محلول غنی شده سیانور رایج شده است .

فهرست منابع

- 1- RAMDHOR, P.; The ore minerals and their intergrowths, Vol. I, 2nd edition, Pergamon Press, Oxford, New York, Toronto, Sydney, Paris, Frankfurt, 1980, pp. 321-336.
- 2- LIBAUDE, J.; MORIZOT, G.; Le traitement des minerais d'or, Industrie Minérale "les techniques", juin 1984, pp. 506-524.
- 3- Mc QUINSTON, F.W.; SHOEMAKER, R.S.; Gold and silver cyanidation plant practice, AIME, Vol. 1, 1975, Vol. 2, 1980.
- 4- ADDISON, R.; Gold and silver extraction from sulfide ores, Mining Congress Journal, October 1980.
- 5- ZADRA, J.B.; A process for the recovery of gold from activated carbon by leaching and electrolysis, U.S. Dept. of Interior, Bureau of Mines, RI 4672, 1950.
- 6- VAN LIERDE, A.; OLLIVIER, P.; LESOILLE, M.; Développement du nouveau procédé de traitement pour le minerai de Salsigne, Congres Industrie Minérale, Besancon, 1982.
- 7- DORR, J.V.; BOSQUI, F.L.; Cyanidation and concentration of gold and silver ores, McGraw Hill, 1950.
- 8- ARGALL, G.D.Jr.; Masbate Au Mine reopens after 25 years, World Mining, November 1980, pp. 35-39.
- 9- PARRISH, I.S.; AUSTIN, G.G.; KAPPES, O.W.; Sterling Mine joint venture, Anatomy of small underground mine and heap leaching, February 1982.
- 10- GUAY, W.J.; How Carlin treats gold ores by double oxydation, World Mining, March 1980.
- 11- OLLIVIER, P.; BARBERY, G.; Development of a carbon in pulp process for clayey, gold ores, XIV Intrmin. Proc. Congress, Toronto, October 1982.

