

ارائه مدلی برای محاسبه سرمایه‌گذاری اولیه در احداث کارخانه‌های کانه‌آرایی سرب و روی

سید مرتضی اکبرزاده
کارشناس ارشد

سید کاظم اورعی
استادیار

بخش مهندسی معدن، دانشگاه تربیت مدرس

چکیده

محاسبه میزان سرمایه‌گذاری اولیه یکی از مهم‌ترین بخش‌های بررسی فنی و اقتصادی یک پروژه است. در این مقاله ابتدا کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی برای شانزده ظرفیت مختلف، طراحی و ماشین‌آلات و تجهیزات لازم برای این ظرفیت‌ها انتخاب شده است. سپس برای محاسبه قیمت تعدادی از ماشین‌آلات، که در کارخانه‌های کانه‌آرایی کانسنگ‌های سرب و روی به کار می‌روند، مدلی به شکل $Y = \exp(a + b \cdot \ln(X))$ ارائه شده است که X مؤثرترین پارامتر در انتخاب دستگاه و Y قیمت آن دستگاه می‌باشد. با استفاده از این مدل‌ها و نتایج مرحله طراحی، میزان سرمایه‌گذاری لازم برای تهیه این دستگاه‌ها محاسبه شده که با جمع کردن این اعداد با مقادیر مورد نیاز برای نصب و راه‌اندازی ماشین‌آلات، هزینه احداث ساختمان‌های لازم و غیره، جمع میزان سرمایه‌گذاری اولیه برای شانزده ظرفیت مزبور به دست آمده است. در خاتمه، با استفاده از نتایج فوق، مدل مناسبی برای تعیین میزان سرمایه‌گذاری اولیه در احداث کارخانه‌های کانه‌آرایی سرب و روی در ایران در ظرفیت‌های مختلف ارائه شده است. از مدل‌ها و روش‌های ارائه‌شده می‌توان در طراحی و بررسی‌های فنی و اقتصادی معادن سرب و روی استفاده کرد.

کلمات کلیدی

سرمایه‌گذاری - کارخانه کانه‌آرایی - سرب و روی - دستگاه‌های کانه‌آرایی - پارامتر مؤثر

Calculation of the Initial Capital Outlay for Lead and Zinc Processing Plants

K. Oraee
Assistant Professor

M. Akbarzadeh
M.Sc

Department of Mining Engineering,
Tarbiat Modares University

Abstract

Calculation of the initial capital is one of the primary requirements in the feasibility study of industrial projects. In this paper a typical processing plant has been designed for the feed capacity of 500 to 8000 tons per day in sixteen different steps. A mathematical model in the form of $Y = \exp(a + b \cdot \ln(X))$ has been devised that calculates the cost of some of the machines used in these different capacity plants. In all these models Y is the capital cost and X is the most important variable in choosing the machinery. The total capital cost of all these different capacity plants have been calculated by adding the construction make, building etc to the results obtained from these models. A mathematical model is then introduced that calculates the total initial capital requirement for sixteen different capacity lead and zinc processing plants. The methods adopted and the models introduced could be used in the design process of such plants and to evaluate the feasibility of such project.

Keyword

Capital Cost, Mineral Processing Plant, Lead & Zinc, Mineral Processing Equipment, Effective Parameter

استحصال فلزات از کانسنگ‌های آنها مستلزم حذف باطله‌های موجود در کانسنگ است که این همان مفهوم کانه‌آرایی می‌باشد. سرب و روی از جمله فلزات پرمصرف در صنایع هستند که ذخایر سرشاری از آنها در ایران شناسایی شده است. انجام فرایندهای کانه‌آرایی بر روی این کانسنگ‌ها باعث کاهش هزینه‌های بعدی استحصال فلز و ازدیاد ارزش افزوده محصول می‌گردد.

روش رایج برای کانه‌آرایی کانسنگ‌های سرب و روی، فلوتاسیون است که در این مقاله نیز مبنای محاسبات می‌باشد. به منظور محاسبه میزان سرمایه‌گذاری اولیه لازم جهت احداث کارخانه فلوتاسیون سرب و روی، ابتدا باید کارخانه مناسب در ظرفیت‌های مختلف طراحی شود.

طراحی کارخانه و انتخاب ماشین‌آلات مورد نیاز

نخستین مرحله برای محاسبه میزان سرمایه‌گذاری اولیه کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی در ظرفیت‌های مختلف، تعیین قیمت خرید کلیه ماشین‌آلات است. قیمت ماشین‌آلات بیش از هر چیز به ظرفیت آنها بستگی دارد. بدین منظور ابتدا با در نظر گرفتن شانزده ظرفیت مختلف (۵۰۰ تا ۸۰۰۰ تن در روز) برای کارخانه فلوتاسیون سرب و روی، ماشین‌آلات مناسب انتخاب می‌شوند.

برای انجام محاسبات طراحی، اندیس کار ماده معدنی (میزان انرژی لازم برای خرد کردن یک تن ماده معدنی از ابعاد بی‌نهایت تا زیر صد میکرون) ۱۲/۵ کیلو وات ساعت بر تن، وزن مخصوص ظاهری و حقیقی ماده معدنی بترتیب ۲/۵ و ۴ گرم بر سانتی‌متر مکعب و توزیع دانه‌بندی مواد اولیه مطابق جدول ۱ در نظر گرفته می‌شود.

جدول (۱) توزیع دانه‌بندی مواد اولیه

ابعاد (میلی‌متر)	درصد وزنی
+۶۰۰	۷
-۶۰۰ + ۴۰۰	۱۰
-۴۰۰ + ۲۰۰	۱۸
-۲۰۰ + ۱۰۰	۲۵
-۱۰۰ + ۵۰	۲۰
-۵۰	۲۰

ماشین‌آلات لازم در یک کارخانه فلوتاسیون سرب و روی عبارتند از: سنگ‌شکن، فیدر، سرند، نوار نقاله، آسیا، هیدروسیکلون، آماده‌ساز، سلول فلوتاسیون، تیکنر، فیلتر و پمپ.

سنگ‌شکن

مهم‌ترین عوامل مؤثر در انتخاب مسیر سنگ‌شکن عبارتند از:

- قابلیت خرد شدن کانه
- حداکثر ابعاد بار اولیه
- ابعاد محصول خرد شده
- میزان ساینده‌گی مواد
- ظرفیت

ارائه یک روش واحد که برای هر نوع پروژه سنگ‌شکنی قابل استفاده باشد امکان‌پذیر نمی‌باشد و در هر حالت خاص سنگ‌شکن‌های مناسب با در دست داشتن عوامل فوق‌الذکر و اطلاعات موجود در مورد هر یک آنها و کاربردهای انتخاب

می‌شوند. برای تخمین قدرت لازم برای سنگ‌شکن‌ها معمولاً از قانون باند (Bond) استفاده می‌شود: $W = 11W_i \left(\frac{1}{\sqrt{P}} - \frac{1}{\sqrt{F}} \right)$

در این فرمول

$W =$ توان لازم برای خردکردن یک تن کانسنگ

$W_i =$ اندیس کار

$P =$ ابعاد محصول

$F =$ ابعاد خوراک

در مورد هر یک از سنگ‌شکن‌های موجود در مسیر، باید مشخص کرد که آن سنگ‌شکن در مسیر باز کار می‌کند یا بسته. دهانه ورودی سنگ‌شکن متناسب با درشت‌ترین قطعات موجود در بار اولیه تعیین می‌شود. این دهانه باید بنحوی انتخاب شود که بزرگ‌ترین قطعات بار ورودی مساوی یا کوچک‌تر از ۸۰ تا ۹۰ درصد آن باشند.

در کارخانه‌های کانه‌آرایی سرب و روی، عملیات سنگ‌شکنی در ظرفیت‌های بالا در سه مرحله انجام می‌شود. در اینجا نیز کارخانه طوری طراحی می‌شود که عملیات سنگ‌شکنی برای تمام ظرفیت‌ها، در سه مرحله انجام شود که مرحله سوم آن بصورت مدار بسته می‌باشد. از آنجا که سنگ‌شکن‌های فکی، نسبت به سنگ‌شکن‌های ژیراتوری، ساده‌تر و ارزان‌تر بوده، هزینه تعمیر و نگهداری آنها نیز کمتر است [۱] و نیز چون امکان ساخت آنها در داخل کشور وجود دارد، برای مرحله اول خردایش، سنگ‌شکن فکی انتخاب می‌شود. d_{80} (اندازه‌ای که هشتاد درصد مواد معدنی، ابعادی کوچک‌تر از آن دارند) بار ورودی به سنگ‌شکن فکی ۳۳۰ میلی‌متر است (جدول ۱). با در نظر گرفتن نسبت خردایش ۳ برای سنگ‌شکن فکی، d_{80} محصول خروجی از این سنگ‌شکن، برابر ۱۱۰ میلی‌متر خواهد شد. بنابراین اندازه دهانه خروجی سنگ‌شکن فکی، ۱۲۵ میلی‌متر در نظر گرفته شده [۱]، یک سرند (شبهه) با دهانه ۱۲۵ میلی‌متر نیز قبل از سنگ‌شکن فکی پیش‌بینی می‌شود.

در مرحله دوم خردایش، سنگ‌شکن مخروطی استاندارد، با محصول ۸۰ درصد زیر ۴۲ میلی‌متر، انتخاب می‌شود که قبل از آن، یک سرند با دهانه ۴۲ میلی‌متر نصب می‌شود.

در مرحله سوم خردایش از سنگ‌شکن مخروطی سرکوتاه استفاده می‌شود که با در نظر گرفتن میزان بار در گردش ۳۷/۵ درصد، با یک سرند ۱۹ میلی‌متری در مدار بسته کار می‌کند.

نتایج انتخاب سنگ‌شکن‌ها، بصورت خلاصه در جدول ۲ ارائه شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، سنگ‌شکن‌های زیر مورد نیاز است:

- سنگ‌شکن فکی، با دهانه ۱۰۵۰ میلی‌متر و عرض فک ۱۲۰۰ میلی‌متر

- سنگ‌شکن مخروطی استاندارد، با اندازه ۱۶۵۰ میلی‌متر

- سنگ‌شکن مخروطی سرکوتاه، با اندازه ۲۱۰۰ میلی‌متر

زمان کار بخش سنگ‌شکنی، یک شیفت هشت ساعته در نظر گرفته می‌شود که با در نظر گرفتن ضریب دسترسی هفتاد و پنج درصد، معادل شش ساعت کار مداوم می‌باشد.

جدول (۲) مشخصات سنگ‌شکن‌های انتخاب شده.

مشخصات سنگ‌شکن‌ها بر حسب ظرفیت روزانه (تن)													سنگ‌شکن‌های انتخاب شده			
۱۰۰	۷۵۰	۲۰۰	۲۵۰	۵۰۰	۵۰۰	۲۵۰	۴۰۰	۲۵۰	۳۰۰	۲۵۰	۲۰۰	۱۰۰	۵۰			
۱۵۰۰	۱۵۰۰	۱۵۰۰	۱۴۰۰		۱۲۰۰	۱۲۰۰	۱۲۰۰	۱۰۵۰	۱۰۵۰	۹۰۰	۷۵۰	۷۵۰	۷۵۰	۷۵۰	فکی	دهانه (mm)
۲۱۰۰	۲۱۰۰	۲۱۰۰	۱۸۰۰		۱۵۰۰	۱۵۰۰	۱۲۰۰	۱۲۰۰	۱۲۰۰	۱۰۵۰	۱۰۵۰	۱۰۵۰	۱۰۵۰	۱۰۵۰	فکی	عرض فک (mm)
۱۶۵۰	۱۶۵۰	۱۶۵۰	۲۱۰۰		۲۱۰۰	۲۱۰۰	۱۶۵۰	۱۶۵۰	۱۶۵۰	۱۲۷۵	۱۲۷۵	۱۲۷۵	۱۲۷۵	۱۲۷۵	مخروطی استاندارد	اندازه (mm)
۲۱۰۰	۲۱۰۰	۲۱۰۰	۲۱۰۰		۱۶۵۰	۱۶۵۰	۱۶۵۰	۲۱۰۰	۲۱۰۰	۱۶۵۰	۱۶۵۰	۱۲۷۵	۱۲۷۵	۱۲۷۵	مخروطی سرکوتاه	اندازه (mm)

(۱): تعداد ۲ دستگاه

فیدر

برای هدایت خوراک به سنگ‌شکن فکی از فیدر لرزان استفاده می‌شود. نکته مهم در انتخاب فیدر این است که عرض فیدر باید برابر عرض فک سنگ‌شکن باشد. آنگاه با توجه به ظرفیت، سطح مورد نیاز فیدر به دست می‌آید و فیدر مناسب انتخاب می‌شود. نتایج انتخاب فیدرها در جدول ۳ ارائه شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، فیدر

- زیر مورد نیاز است:
 - عرض فیدر: ۱/۲ متر
 - طول فیدر: ۳/۵ متر

جدول (۳) مشخصات فیدرهای انتخاب شده.

مشخصات فیدرها بر حسب ظرفیت روزانه (تن)																مشخصات فیدر
۱۰۰۰	۵۰۰	۳۰۰	۲۰۰	۱۵۰	۱۰۰	۷۵	۵۰	۳۰	۲۰	۱۵	۱۰	۷۵	۵۰	۳۰	۲۰	
۲/۱	۲/۱	۲/۱	۱/۸	۱/۸	۱/۵	۱/۵	۱/۳	۱/۳	۱/۲	۱/۲	۱/۰۵	۱/۰۵	۱/۰۵	۱/۰۵	۱/۰۵	۱/۰۵
۴/۵	۴/۲۵	۴	۴/۲۵	۳/۷۵	۴	۳/۵	۲/۲۵	۲/۵	۲/۲۵	۲/۷۵	۳	۲/۲۵	۱/۵	۱/۲۵	۱/۲۵	۱/۲۵

سرنده

برای محاسبه ظرفیت واحد سرنده از فرمول تجربی مولار (Mular) بصورت زیر استفاده می‌شود:

$$C = \lambda / \lambda \times a^{.15Y}$$

که در آن

$$C = \text{ظرفیت سرنده برای واحد سطح (t/h/m}^2\text{)}$$

$$a = \text{دهانه سرنده (mm)}$$

این فرمول تجربی برای شرایط زیر قابل قبول است:

- میزان مواد بزرگ‌تر از دهانه سرنده در بار اولیه معادل ۲۵٪ باشد.
 - میزان مواد با ابعاد کوچک‌تر از نصف دهانه سرنده معادل ۴۰٪ باشد.
 - جرم مخصوص ظاهری ماده مورد نظر معادل 1600 kg/m^3 باشد.
 - درصد دهانه سرنده معادل ۵۰٪ باشد.
 - ماده مورد نظر خشک و بدون چسبندگی باشد.
 - چشمه‌های سرنده مربع شکل باشد.
 - شکل ذرات نزدیک به مکعب باشد.
 - سرنده یک طبقه باشد.
 - بازدهی ماکزیمم مورد نظر ۹۰٪ باشد.
- بدیهی است که در مورد بیشتر مواد، شرایط فوق صدق نمی‌کند و لذا برای محاسبه سطح سرنده باید در هر مورد ضریب تصحیحی پیش‌بینی نمود.
- با توجه به میزان بار ورودی به هر سنگ‌شکن، سطح مورد نیاز سرنده‌ای که دهانه آن برابر d_{80} محصول سنگ‌شکن مورد نظر باشد، محاسبه می‌گردد و آنگاه سرنده‌های مناسب انتخاب می‌شوند.
- نتایج انتخاب سرنده‌ها، بصورت خلاصه در جدول ۴ درج شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، سرنده‌های زیر مورد نیاز است:
- سرنده (شبکه) ۱۲۵ میلی‌متر، با سطح $5/04$ متر مربع
 - سرنده ۴۲ میلی‌متر، با سطح $12/6$ متر مربع
 - سرنده ۱۹ میلی‌متر، ۲ دستگاه، با سطح $8/64$ متر مربع

جدول (۴) سطح مورد نیاز سرنده‌ها بر حسب متر مربع.

سطح سرنده‌ها (متر مربع) بر حسب ظرفیت روزانه (تن)																سرنده‌ها
۱۰۰۰	۵۰۰	۳۰۰	۲۰۰	۱۵۰	۱۰۰	۷۵	۵۰	۳۰	۲۰	۱۵	۱۰	۷۵	۵۰	۳۰	۲۰	
۱۰/۰۸	۸/۸۲	۸/۶۴	۷/۵۶	۷/۲	۶/۴۸	۶/۳	۵/۴	۵/۰۴	۴/۳۲	۴/۶	۳/۲۴	۳/۷	۲/۱۶	۱/۶۲	۱/۰۸	
۱۲/۶	۱۱/۵۲	۱۰/۸	۱۰/۰۸	۱۰/۰۸	۸/۶۴	۸/۶۴	۱۴/۴	۱۲/۶	۱۰/۸	۱۰/۰۸	۸/۶۴	۶/۳	۵/۰۴	۳/۲۴	۱/۶۲	
۱۱/۵۲	۱۰/۸	۱۰/۰۸	۱۴/۳	۱۲/۶	۱۱/۵۲	۱۰/۰۸	۱۰/۰۸	۸/۶۴	۷/۵۶	۱۲/۶	۱۰/۸	۸/۶۴	۶/۳	۴/۳۲	۲/۱۶	

(۱): تعداد ۲ دستگاه

(۲): تعداد ۳ دستگاه

نوار نقاله

با در نظر گرفتن مسیره‌های انتقال، ابعاد درشت‌ترین ذرات مواد و ظرفیت هر مسیر (بر حسب تن بر ساعت)، عرض مناسب نوارهای مورد نیاز انتخاب می‌شود.

نتایج انتخاب نوارها، بصورت خلاصه در جدول ۵ درج شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، نوارهای زیر مورد نیاز است:

- نوار بونکر اولیه به سنگ‌شکن فکی، ۲۵ متر با عرض ۱۳۵ سانتی‌متر
- نوار زیر سنگ‌شکن فکی، ۲۳ متر با عرض ۱۳۵ سانتی‌متر
- نوار زیر سنگ‌شکن مخروطی استاندارد، ۱۶ متر با عرض ۱۲۰ سانتی‌متر
- نوار سرند ۱۹ میلی‌متر به سنگ‌شکن مخروطی سرکوتاه، ۱۰ متر با عرض ۷۵ سانتی‌متر
- نوار زیر سنگ‌شکن مخروطی سرکوتاه، ۱۰ متر با عرض ۷۵ سانتی‌متر
- نوار سرند ۱۹ میلی‌متر به بونکر آسیا، ۴۰ متر با عرض ۷۵ سانتی‌متر
- نوار روی بونکرهای آسیا، ۱۱ متر با عرض ۷۵ سانتی‌متر
- نوار حمل مواد به آسیا، ۱۵ متر با عرض ۷۵ سانتی‌متر

جدول (۵) مشخصات نوارهای انتخاب شده.

مشخصات نوارهای انتخاب شده بر حسب ظرفیت روزانه (تن بر ساعت)																موقعیت نوارها	
۸۰۰۰	۷۵۰۰	۷۰۰۰	۶۵۰۰	۶۰۰۰	۵۵۰۰	۵۰۰۰	۴۵۰۰	۴۰۰۰	۳۵۰۰	۳۰۰۰	۲۵۰۰	۲۰۰۰	۱۵۰۰	۱۰۰۰	۵۰۰		
۱۸۰	۱۸۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	عرض (cm)	بونکر اولیه به فکی
۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	۲۵	طول (m)	
۱۸۰	۱۸۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	۱۳۵	عرض (cm)	زیر فکی
۲۰	۲۰	۲۰	۲۰	۲۰	۲۰	۱۸	۱۸	۱۸	۱۸	۱۵	۱۴	۱۴	۱۴	۱۴	۱۴	طول (m)	
۱۸۰	۱۸۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۵۰	۱۳۵	۱۳۵	۱۲۰	۱۲۰	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	عرض (cm)	زیر مخروطی استاندارد
۱۶	۱۵	۱۶	۱۵	۱۵	۱۵	۱۵	۱۶	۱۶	۱۶	۱۵	۱۵	۱۵	۱۵	۱۴	۱۳	طول (m)	
۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	عرض (cm)	سرند ۱۹ به مخروطی سرکوتاه
۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	طول (m)	
۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	عرض (cm)	به سرند ۱۹
۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	۱۰	طول (m)	
۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	عرض (cm)	سرند ۱۹ به بونکر آسیا
۴۰	۴۰	۴۰	۴۰	۴۰	۴۰	۴۰	۳۷	۴۰	۴۰	۳۷	۳۷	۴۰	۳۷	۳۱	۲۸	طول (m)	
۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۱۰۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	-	-	-	-	عرض (cm)	بالای بونکر آسیا
۳۳	۳۱/۵	۳۱/۵	۳۰	۲۲	۲۱	۲۰	۲۰	۱۱	۱۰/۵	۱۰	۹/۵	-	-	-	-	طول (m)	
۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	۷۵	عرض (cm)	بونکر به آسیا
۱۵	۱۵	۱۵	۱۴	۱۵	۱۵	۱۴	۱۴	۱۵	۱۵	۱۴	۱۵	۱۵	۱۴	۱۳	۱۱	طول (m)	

آسیا

آسیاهای مورد نیاز در ظرفیت‌های مختلف بر مبنای این فرض‌ها انتخاب می‌شوند:

- اندیس کار ماده معدنی: ۱۲/۵ کیلو وات ساعت بر تن
- وزن مخصوص ماده معدنی: ۴ گرم بر سانتی‌متر مکعب
- ابعاد خوراک ورودی به مرحله آسیا: ۱۵ میلی‌متر (d_{80})
- ابعاد محصول مورد نیاز: ۷۵ میکرون (d_{80})
- روش آسیا کردن: تر

با توجه به موارد فوق، عملیات آسیا کردن، در دو مرحله، ابتدا توسط آسیای میله‌ای و سپس با استفاده از آسیای گلوله‌ای انجام می‌شود. ابعاد محصول آسیای گلوله‌ای باید کوچک‌تر از ۷۵ میکرون باشد. بدین منظور این آسیا با هیدروسیکلون‌های ۲۵۰ میلی‌متری در مدار بسته کار می‌کند. همچنین فرض می‌شود درجه آزادی بخش قابل توجهی از کانی‌های سرب و روی،

کمتر از ۷۵ میکرون باشد. این بخش از مواد باید تا ابعاد ریزتری خرد شوند. به همین منظور کنسانتره مرحله اسکونجر و باطله مرحله اول کلیئر فلوتاسیون سرب، جهت خردایش تا ابعاد ۵۳ میکرون به آسیای گلوله‌ای خردایش مجدد سرب فرستاده می‌شود. کنسانتره مرحله اسکونجر و باطله مرحله اول کلیئر فلوتاسیون روی نیز به منظور خردشدن تا ابعاد ۴۰ میکرون به آسیای گلوله‌ای خردایش مجدد روی پمپ می‌شود. هر یک از آسیاهای خردایش مجدد، با تعدادی هیدروسیکلون ۱۵۰ میلی‌متری در مدار بسته قرار می‌گیرند. سرریز هیدروسیکلون‌ها به مرحله رافر فلوتاسیون (سرب یا روی) و ته‌ریز به آسیا برگردانده می‌شود.

نتایج طراحی آسیاها در جدول ۶ آورده شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز آسیاهای زیر مورد نیاز است:

- آسیای میله‌ای، با قطر ۳/۱۵ متر
- آسیای گلوله‌ای، با قطر ۵/۲۵ متر
- آسیای خردایش مجدد سرب، با قطر ۲/۲۵ متر
- آسیای خردایش مجدد روی، با قطر ۳/۴۵ متر

جدول (۶) قطر آسیاهای انتخاب شده بر حسب متر.

قطر آسیا (متر) بر حسب ظرفیت روزانه (تن)														نوع آسیا			
۸۰۰	۷۵۰	۷۰۰	۵۰۰	۴۰۰	۵۰۰	۱۰۰۰	۱۵۰۰	۲۰۰۰	۵۰۰	۱۰۰۰	۵۰۰	۲۰۰۰	۱۰۰۰	۳۰۰	۱۰۰۰	۳۰۰	
۳/۷۵	۳/۷۵	۳/۷۵	۲/۶	۳/۶	۳/۶	۳/۴۵	۳/۳	۳/۱۵	۳	۲/۸۵	۲/۷	۲/۷	۲/۴	۱/۹۵	۱/۶۵		آسیای میله‌ای
۵/۲۵ (۱)	۵/۲۵ (۱)	۵/۱ (۱)	۴/۹۵ (۱)	۴/۹۵ (۱)	۵/۸۵	۵/۷	۵/۵۵	۵/۲۵	۵/۱	۴/۹۵	۴/۶۵	۴/۳۵	۲/۹	۲/۴۵	۲/۸۵		آسیای گلوله‌ای
۲/۵۵	۲/۵۵	۲/۵۵	۲/۴	۲/۴	۲/۲۵	۲/۲۵	۲/۲۵	۲/۲۵	۱/۹۵	۱/۹۵	۱/۹۵	۱/۶۵	۱/۶۵	۱/۳۵	۱/۳۵		آسیای مجدد سرب
۴/۳۵	۴/۳	۴/۳	۴/۰۵	۴/۰۵	۳/۹	۳/۷۵	۳/۶	۳/۴۵	۳/۴۵	۳/۱۵	۳	۲/۸۵	۲/۵۵	۲/۲۵	۱/۹۵		آسیای مجدد روی

(۱): تعداد = ۲ دستگاه

هیدروسیکلون

همان‌گونه که اشاره شد برای طبقه‌بندی ابعادی محصول آسیاهای گلوله‌ای، از هیدروسیکلون استفاده می‌شود. مبنای روش انتخاب هیدروسیکلون بر هیدروسیکلونی استوار است که بین ابعاد هندسی آن شامل قطر، سطح مقطع دهانه ورودی، دهانه سرریز، دهانه ته‌ریز و ارتفاع هیدروسیکلون نسبت‌های مشخصی برقرار باشد. چنین هیدروسیکلونی «هیدروسیکلون استاندارد» نامیده می‌شود. پارامتر مبنای هیدروسیکلون، قطر آن در بخش استوانه‌ای است. در تعیین اندازه و تعداد هیدروسیکلون مورد نیاز برای کاربردی مشخص، باید به دو پارامتر اصلی توجه کرد. یکی از این پارامترها حد جدایش و دیگری دبی حجمی بار اولیه‌ای است که باید طبقه‌بندی شود.

شرایط مبنا برای کار هیدروسیکلون استاندارد بشرح زیر است:

- بار اولیه } ذرات جامد، کروی شکل، جرم مخصوص 2650 kg/m^3
سیال همراه، آب در ۲۰ درجه سانتی‌گراد

- غلظت حجمی بار اولیه کمتر از ۱٪

- افت فشار ۶۶ Kpa

در طرح مسیرهای خردایش (آسیاکردن)، هدف تهیه محصولی (سرریز) است که دارای توزیع دانه‌بندی مشخصی باشد. این دانه‌بندی معمولاً بصورت درصد عبور کرده از دهانه‌ای خاص (بر حسب میکرون) بیان می‌شود. با در دست داشتن d_{50} می‌توان قطر هیدروسیکلون را با استفاده از معادله زیر به دست آورد:

$$D = 0.204(d_{50})^{1/675}$$

که در آن D قطر هیدروسیکلون بر حسب میلی‌متر است.

d_5 به دست آمده، برای هیدروسیکلون استاندارد صادق است. برای هیدروسیکلون‌های غیر استاندارد و یا در شرایطی متفاوت با شرایط مبنای d_5 (حد افزایش اصلاح شده) استفاده کرد که مقدار آن از معادله زیر به دست می‌آید:

$$d_{5p} = d_{50} \cdot F_1 \cdot F_2 \cdot F_3$$

که در آن F_1 و F_2 و F_3 ضرایب تصحیح هستند.

قطر هیدروسیکلون‌های مرتبط با آسیای گلوله‌ای اصلی ۲۵۰ میلی‌متر و قطر هیدروسیکلون‌های مرتبط با آسیاهای خردایش مجدد ۱۵۰ میلی‌متر می‌باشد. جدول ۷ تعداد هیدروسیکلون‌های مرتبط با هر یک از آسیاها را با در نظر گرفتن ۲۰ درصد هیدروسیکلون اضافی نشان می‌دهد. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، هیدروسیکلون‌های زیر مورد نیاز است:

- هیدروسیکلون ۲۵۰ میلی‌متری: ۱۴ دستگاه
- هیدروسیکلون ۱۵۰ میلی‌متری برای آسیای خردایش مجدد سرب: ۹ دستگاه
- هیدروسیکلون ۱۵۰ میلی‌متری برای آسیای خردایش مجدد روی: ۲۰ دستگاه

جدول (۷) قطر هیدروسیکلون‌های انتخاب شده بر حسب میلی‌متر.

تعداد هیدروسیکلون‌ها بر حسب ظرفیت روزانه (تن)															قطر هیدروسیکلون (میلی‌متر)		
۸۰۰۰	۵۰۰	۷۰۰۰	۵۰۰	۶۰۰۰	۵۰۰	۵۰۰۰	۵۰۰	۴۰۰۰	۵۰۰	۳۰۰۰	۲۵۰۰	۲۰۰۰	۱۵۰۰	۱۰۰۰	۵۰۰		
۲۷	۲۴	۲۳	۲۲	۲۰	۱۸	۱۷	۱۵	۱۴	۱۲	۱۰	۹	۸	۵	۴	۳	۲۵۰ میلی‌متر (آسیای اصلی)	
۱۷	۱۶	۱۵	۱۴	۱۲	۱۲	۱۱	۱۰	۹	۸	۶	۶	۵	۴	۳	۲	۱۵۰ میلی‌متر (آسیای سرب)	
۳۹	۳۶	۳۴	۳۲	۲۹	۲۷	۲۴	۲۲	۲۰	۱۷	۱۵	۱۲	۱۰	۸	۵	۳	۱۵۰ میلی‌متر (آسیای روی)	

آماده‌ساز

بیشتر معرف‌های شیمیایی برای تأثیرگذاری بر سطح کانی‌ها و انجام واکنش‌های لازم، نیازمند زمان (زمان ماند یا زمان آماده‌سازی) هستند. این شرایط معمولاً در آماده‌سازها فراهم می‌شود. مهم‌ترین عامل در انتخاب تانک‌های آماده‌ساز حجم آنهاست که به دبی پالپ و زمان ماند بستگی دارد: $V = Q \cdot t$.

V : حجم تانک بر حسب متر مکعب

t : زمان ماند پالپ در تانک (زمان مورد نیاز بر حسب دقیقه)

Q : دبی پالپ بر حسب متر مکعب بر دقیقه

با در نظر گرفتن پالپی با ۲۵ درصد وزنی جامد و زمان ماند ۱۰ دقیقه، آماده‌سازهای مناسب انتخاب می‌شوند. نتایج انتخاب تانک‌های آماده‌ساز در جدول ۸ ارائه شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، ۶ دستگاه تانک آماده‌ساز (۳ دستگاه برای خط سرب و ۳ دستگاه برای خط روی) با حجم ۳۰ متر مکعب مورد نیاز است.

جدول (۸) مشخصات تانک‌های انتخاب شده.

مشخصات تانک‌های آماده‌ساز بر حسب ظرفیت روزانه (تن)															مشخصات آماده‌سازها		
۸۰۰۰	۷۵۰۰	۷۰۰۰	۶۵۰۰	۶۰۰۰	۵۵۰۰	۵۰۰۰	۴۵۰۰	۴۰۰۰	۳۵۰۰	۳۰۰۰	۲۵۰۰	۲۰۰۰	۱۵۰۰	۱۰۰۰	۵۰۰		
۴۵	۴۵	۴۵	۳۰	۴۵	۴۵	۳۰	۳۰	۳۰	۳۰	۱۹/۱	۱۹/۱	۱۱	۱۹/۱	۱۱	۵/۷	حجم (مترمکعب)	
۸	۸	۸	۱۰	۶	۶	۸	۸	۶	۶	۸	۶	۸	۴	۴	۴	تعداد	

سلول فلوتاسیون

طراحی بخش فلوتاسیون، با فرض انجام فلوتاسیون تفریقی کانی‌های سرب و روی صورت می‌گیرد. بدین معنی که ابتدا کانی سرب فلوت می‌شود و آنگاه باطله عملیات فلوتاسیون سرب به خط فلوتاسیون روی می‌رود. هر خط فلوتاسیون شامل سلول‌های رافر (اولیه)، اسکونجر (رمق‌گیر) و سه مرحله کلینر (شستشو) می‌باشد. کنسانتره رافر به کلینر اول، کنسانتره کلینر اول به کلینر دوم و کنسانتره کلینر دوم به کلینر سوم می‌رود. باطله کلینر سوم به کلینر دوم، باطله کلینر دوم به کلینر اول و

باطله کلینر اول به همراه کنسانتره اسکونجر به آسیای خردایش مجدد پمپ می‌شود. همچنین باطله اسکونجر سرب، خوراک خط فلوتاسیون روی و باطله اسکونجر روی، باطله نهایی کارخانه محسوب می‌شود. قبل از عملیات فلوتاسیون سرب، به منظور حذف مواد رسی و کربناته، یک مرحله شیل‌گیری نیز پیش‌بینی می‌شود.

تعداد و حجم سلول‌های قسمت‌های مختلف فلوتاسیون به این موارد بستگی دارد:

- دبی پالپ ورودی

- زمان ماند مواد

- حجم استاندارد سلول‌ها

- صرفه اقتصادی حجم بیشتر (و تعداد کمتر)، نسبت به تعداد بیشتر (و حجم کمتر) سلول‌ها

بر مبنای نتایج حاصل از طراحی کارخانه کانه‌آرایی ۳۰۰۰ تنی سرب و روی کوشک [۲] زمان ماند برای رافر و اسکونجر سرب هر کدام ۵/۵ دقیقه، کلینرهای سرب هر کدام ۳/۵ دقیقه، رافر و اسکونجر روی هر کدام ۳/۵ دقیقه و کلینرهای روی هر کدام ۲/۴۵ دقیقه، در نظر گرفته می‌شود.

نتایج انتخاب سلول‌های فلوتاسیون، در جدول ۹ خلاصه شده است. بعنوان مثال برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، سلولهای فلوتاسیون زیر مورد نیاز است:

- سلول‌های شیل‌گیری، ۱۰ دستگاه، با حجم ۴/۵ متر مکعب

- سلول‌های رافر و اسکونجر سرب و روی، ۳۰ دستگاه، با حجم ۹ متر مکعب

- سلول‌های کلینر سرب، ۲۱ دستگاه، با حجم ۱/۴ متر مکعب

سلول‌های کلینر روی، ۱۲ دستگاه، با حجم ۴/۵ متر مکعب

جدول (۹) حجم (متر مکعب) و تعداد سلول‌های بخش‌های مختلف فلوتاسیون

حجم (متر مکعب) و تعداد سلول‌ها بر حسب ظرفیت روزانه (تن)															بخش‌های فلوتاسیون		
۵۰۰	۱۰۰۰	۱۵۰۰	۲۰۰۰	۲۵۰۰	۳۰۰۰	۳۵۰۰	۴۰۰۰	۴۵۰۰	۵۰۰	۱۰۰۰	۱۵۰۰	۲۰۰۰	۲۵۰۰	۳۰۰۰	حجم	شیل‌گیری	
۷/۵	۷/۵	۷/۵	۷/۵	۶	۶	۶	۶	۴/۵	۴/۵	۳/۳	۳/۳	۳/۳	۳/۳	۲	۱/۴		تعداد
۱۲	۱۱	۱۰	۱۰	۱۱	۱۰	۹	۹	۱۰	۹	۱۰	۹	۷	۵	۶	۴	حجم	
۱۶	۱۶	۱۴	۱۴	۱۱	۹	۹	۹	۹	۶	۶	۶	۶	۴/۵	۳/۳	۲	تعداد	
۳۰	۳۰	۳۰	۳۰	۳۴	۳۸	۳۴	۳۰	۳۰	۳۷	۳۰	۲۶	۲۲	۲۲	۲۲	۱۹	حجم	
۴/۵	۴/۵	۳/۳	۳/۳	۲/۸	۲/۸	۲	۲	۱/۴	۱/۴	۱/۴	۱/۴	۱/۴	۱/۴	۰/۶	۰/۶	۰/۲۱	تعداد
۱۴	۱۴	۱۴	۱۴	۱۵	۱۵	۱۸	۱۸	۲۱	۱۸	۱۵	۱۴	۱۱	۱۸	۱۲	۱۸	حجم	
۷/۵	۷/۵	۷/۵	۷/۵	۷/۵	۶	۶	۶	۴/۵	۴/۵	۳/۳	۲/۸	۲/۸	۲	۱/۴	۰/۶	تعداد	
۱۵	۱۵	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	۱۲	حجم	
																تعداد	

تیکنر

به منظور آگیری محصولات بخش‌های مختلف فلوتاسیون، چهار دستگاه تیکنر (تیکنر کنسانتره سرب، تیکنر میانی، تیکنر کنسانتره روی و تیکنر باطله) در نظر گرفته می‌شود. مهم‌ترین پارامتر انتخاب تیکنر، سطح مورد نیاز برای ته‌نشینی است. یکی از فرمول‌های ارائه شده برای پیدا کردن سطح مورد نیاز تیکنر رابطه کو و کلیونجر (Co and Cliverger) است:

$$A = \frac{(F - D)W}{RS}$$

A: سطح تیکنر

F: نسبت وزنی مایع به جامد در خوراک ورودی به تیکنر

D: نسبت وزنی مایع به جامد در ته‌ریز تیکنر

W: دبی جامد ورودی به تیکنر بر حسب تن بر ساعت

S: وزن مخصوص پالپ بر حسب کیلوگرم بر لیتر

R: سرعت ته‌نشینی بر حسب متر بر ساعت

برای پیدا کردن سرعت ته‌نشینی (R)، باید از آزمایش ته‌نشست استفاده کرد. در اینجا چون امکان انجام آزمایش وجود نداشته است از روش مقایسه استفاده شده و سطح مورد نیاز برای ته‌نشینی یک تن از هر یک از محصولات بصورت فرضی در نظر گرفته شده است:

- کنسانتره سرب: ۱۶ متر مربع
- باطله سرب: ۸ متر مربع
- کنسانتره روی: ۱۲ متر مربع
- باطله نهایی: ۶ متر مربع

نتایج انتخاب تیکنرها، در جدول ۱۰ ارائه شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، تیکنرهای زیر مورد نیاز است:

- تیکنر کنسانتره سرب، با قطر ۱۰ متر
- تیکنر میانی، با قطر ۴۱ متر
- تیکنر کنسانتره روی، با قطر ۱۷ متر
- تیکنر باطله، با قطر ۳۴ متر

جدول (۱۰) قطر تیکنرهای مورد نیاز بر حسب متر.

قطر تیکنرها (متر) بر حسب ظرفیت روزانه (تن)																نوع تیکنر
۸۰۰۰	۵۰۰	۱۰۰۰	۶۵۰	۳۰۰	۵۰۰	۱۰۰۰	۵۰۰	۶۰۰	۳۵۰	۳۰۰	۵۰۰	۱۰۰۰	۱۵۰	۳۰۰	۳۰۰	
۱۴	۱۴	۱۳	۱۳	۱۲	۱۲	۱۱	۱۱	۱۰	۱۰	۹	۸	۷	۶	۵	۴	تیکنر سرب
۵۸	۵۶	۵۴	۵۲	۵۰	۴۸	۴۶	۴۳	۴۱	۳۸	۳۶	۳۳	۲۹	۲۵	۲۱	۱۵	تیکنر میانی
۲۴	۲۳	۲۲	۲۱	۲۱	۲۰	۱۹	۱۸	۱۷	۱۶	۱۵	۱۳	۱۲	۱۱	۹	۶	تیکنر روی
۴۷	۴۶	۴۴	۴۳	۴۱	۳۹	۳۷	۳۶	۳۴	۳۱	۲۹	۲۷	۲۴	۲۱	۱۷	۱۲	تیکنر باطله

فیلتر

برای آگیری نهایی هر یک از کنسانتره‌ها از فیلتر استوانه‌ای استفاده می‌شود. با در نظر گرفتن وزن کنسانتره‌های تولیدی (میزان جامد) و زمان کار دو شیفت (شانزده ساعت) در روز برای فیلترها، سطح مؤثر مورد نیاز فیلترها به دست می‌آید [۳].

نتایج انتخاب فیلترها، در جدول ۱۱ ارائه شده است. بعنوان مثال، برای یک کارخانه با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز، فیلترهای زیر مورد نیاز است:

- فیلتر کنسانتره سرب، با سطح ۱۸ متر مربع
- فیلتر کنسانتره روی، ۲ دستگاه، با سطح ۵۲ متر مربع

جدول (۱۱) سطح فیلترهای سرب و روی بر حسب متر مربع.

سطح فیلتر (متر مربع) بر اساس ظرفیت روزانه (تن)																نوع فیلتر
۸۰۰۰	۷۵۰	۷۰۰۰	۶۵۰	۶۰۰۰	۵۵۰	۵۰۰۰	۴۵۰	۴۰۰۰	۳۵۰	۳۰۰۰	۲۵۰۰	۲۰۰۰	۱۵۰۰	۱۰۰۰	۵۰۰	
۲۴	۲۲	۲۹	۲۷	۲۷	۲۳	۲۲	۲۳	۱۸	۱۷	۱۴	۱۴	۱۰	۶/۸	۴/۵	۳/۴	فیلتر سرب
۶۸*	۶۱**	۵۷**	۵۵**	۷۵*	۶۸*	۶۱*	۵۵*	۵۳*	۴۶*	۷۵	۶۱	۵۲	۴۰	۲۷	۱۴	فیلتر روی

* تعداد = ۲ دستگاه ** تعداد = ۳ دستگاه

پمپ

در آخرین مرحله طراحی، با محاسبه میزان جریان آب یا پالپ در هر مسیر و با استفاده از اطلاعات شرکت‌های سازنده [۴]، پمپ‌های مناسب انتخاب می‌شوند. تعداد پمپ‌ها برای هر ظرفیت ۲۳ دستگاه و ارتفاع مورد نیاز پمپاژ ۳۵-۵ متر است. برای ۱۶ ظرفیت مورد نظر ۳۶۸ دستگاه پمپ انتخاب می‌شود که قدرت الکتروموتور آنها حداقل ۰/۷۵ و حد اکثر ۳۵۵ کیلووات می‌باشد.

محاسبه میزان سرمایه گذاری اولیه

میزان سرمایه گذاری اولیه از جمع کردن سرمایه مورد نیاز برای خرید ماشین آلات، نصب و راه اندازی آنها، احداث ساختمان ها و تأسیسات لازم و غیره به دست می آید.

قیمت خرید ماشین آلات

به منظور محاسبه قیمت خرید ماشین آلات (غیر از پمپ ها که با استفاده از کاتالوگ مربوط تعیین می شود)، با استفاده از اطلاعات موجود [۵] و پس از مشورت با سازنده [۶]، به وسیله نرم افزار Table Curve - که خروجی آن برازش توابع متعدد و مختلف بر روی نقاطی با مختصات معین می باشد - مدلی ارائه شده است که برای دستگاه های مورد استفاده در کارخانه های فلوتاسیون سرب و روی، فرمول عمومی این مدل، بصورت زیر می باشد:

$$Y = \exp (a + b \cdot \ln (x))$$

در این مدل، X یکی از مؤثرترین پارامترها در انتخاب دستگاه، a و b اعداد ثابت و Y قیمت آن دستگاه (بر حسب میلیون ریال) می باشد. در جدول ۱۲ پارامتر X و مقادیر a و b برای ماشین آلات مورد نظر ارائه شده است. بعنوان مثال، قیمت خرید یک دستگاه آسیای میله ای با قطر ۳ متر برابر است با:

$$Y = \exp (۵/۲۱۵۲ + ۲/۱۰۰۷ \ln (۳)) = ۱۸۵۰ \quad \text{میلیون ریال}$$

جدول (۱۲) پارامتر X و مقادیر a و b در مدل $Y = \exp (a + b \cdot \ln (x))$ برای محاسبه قیمت دستگاه های کانه آرایه *

نام دستگاه	X	A	b
فیدر لرزان	سطح فیدر (متر مربع)	۵/۲۲۰۲	۰/۴۳۱۶
سرنده لرزان	سطح سرنده (متر مربع)	۲/۷۰۷۶	۰/۶۴۸۵
سنگ شکن فکی	مساحت دهانه ورودی (متر مربع)	۶/۵۳۲۳	۱/۱۴۵۰
سنگ شکن مخروطی	قطر تخلیه (متر)	۵/۹۹۹۰	۱/۷۳۲۹
نوار نقاله**	عرض نوار (سانتی متر)	-۵/۲۳۴۹	۱/۵۳۷۰
آسیای میله ای	قطر (متر)	۵/۲۱۵۲	۲/۱۰۰۷
آسیای گلوله ای	قطر (متر)	۵/۰۸۵۳	۲/۱۲۰۱
هیدروسیکلون	قطر (میلی متر)	-۱/۹۳۳۹	۰/۷۶۴۱
آماده ساز	حجم (متر مکعب)	۲/۸۱۳۱	۰/۶۰۲۶
سلول فلوتاسیون	حجم (متر مکعب)	۳/۳۴۵۶	۰/۵۸۴۹
تیکتر	قطر (متر)	۳/۸۴۳۱	۰/۸۲۶۱
فیلتر استوانه ای	سطح فیلتراسیون (متر مربع)	۵/۰۳۹۴	۰/۴۲۷۹

*: کلیه لوازم و تجهیزات جانبی دستگاه ها در محاسبه قیمت ملحوظ شده است.
 **: قیمت محاسبه شده برای یک متر طول نوار خواهد بود.

نصب و راه اندازی

هزینه نصب و راه اندازی ماشین آلات، معمولاً ۲۰ درصد قیمت کل ماشین آلات در نظر گرفته می شود. در این مقاله نیز برای تمام ظرفیت ها همین میزان منظور می گردد.

احداث ساختمان ها و تأسیسات

ساختمان ها و تأسیسات مورد نیاز برای هر کارخانه عبارتند از: ساختمان کارخانه فلوتاسیون، ساختمان های اداری و بونکرهای قبل از مراحل سنگ شکنی و آسیا. مساحت ساختمان کارخانه فلوتاسیون با در نظر گرفتن فضای تقریبی مورد نیاز هر یک از ماشین آلات، فضای دسترسی و غیره محاسبه می شود. برای محاسبه مساحت ساختمان های اداری نیز مواردی از قبیل فضاهای مورد نیاز برای واحدهای

مختلف اداری، سالن غذاخوری، سرویس‌های بهداشتی و غیره مورد نظر می‌باشد. همچنین به منظور ذخیره مواد معدنی قبل از مراحل سنگ‌شکنی و آسیا، بونکرهایی با ظرفیت خوراک یک روز کارخانه در نظر گرفته می‌شود. محاسبه هزینه احداث ساختمان کارخانه و اداری بر اساس مساحت و برای بونکرها بر اساس حجم بتن مسلح مورد نیاز انجام می‌شود.

هزینه‌های متفرقه

با توجه به اینکه هزینه تهیه برخی ماشین‌آلات متفرقه و تجهیزات عمومی محاسبه نشده است، مبلغی معادل ۱۵ درصد قیمت خرید ماشین‌آلات اصلی کارخانه بعنوان هزینه‌های متفرقه منظور می‌گردد.

هزینه‌های پیش‌بینی نشده

معمولاً در هر پروژه‌ای مبلغی بعنوان هزینه‌های پیش‌بینی نشده در نظر گرفته می‌شود. در این مقاله نیز برای ظرفیت‌های مختلف کارخانه مبلغی معادل ۱۰ درصد قیمت خرید ماشین‌آلات برای این منظور محاسبه می‌شود.

سرمایه در گردش

هر کارخانه‌ای برای شروع تولید و پرداخت هزینه‌های جاری در چند ماه اول پس از راه‌اندازی نیاز به مقداری نقدینگی دارد که سرمایه در گردش نامیده می‌شود. بنابراین با توجه به میزان مواد مصرفی و سایر هزینه‌های جاری، برای هر کارخانه مبلغی متناسب با ظرفیت آن کارخانه بعنوان سرمایه در گردش در نظر گرفته می‌شود. کلیه محاسبات فوق انجام شده و خلاصه آنها در جدول ۱۳ آمده است. در برآورد قیمت‌ها، در هر مورد، حداقل از دو منبع مستقل استفاده شده است.

جدول (۱۳) موارد مختلف سرمایه‌گذاری برای شانزده ظرفیت مورد نظر بر حسب میلیون ریال.

مبالغ سرمایه‌گذاری برای ظرفیت‌های مختلف (میلیون ریال)																
انواع هزینه‌ها	۵۰۰	۱۰۰۰	۱۵۰۰	۲۰۰۰	۲۵۰۰	۳۰۰۰	۳۵۰۰	۴۰۰۰	۴۵۰۰	۵۰۰۰	۵۵۰۰	۶۰۰۰	۶۵۰۰	۷۰۰۰	۷۵۰۰	۸۰۰۰
خرید ماشین‌آلات	۹۴۲۹	۱۲۱۷۸	۱۴۸۷۸	۱۷۲۵۳	۱۹۷۶۶	۲۱۹۶۹	۲۵۷۰۸	۲۷۰۷۲	۳۰۱۳۵	۳۲۱۸۰	۳۳۸۹۹	۳۵۲۳۵	۳۸۲۳۵	۴۰۵۶۸	۴۳۲۸۰	۴۵۹۹۲
خرید گلوله و میله	۴۱۸	۷۰۷	۹۸۵	۱۳۴۹	۱۶۴۹	۱۹۶۳	۲۱۱۶	۲۲۴۲	۲۷۷۷	۲۹۹۸	۳۲۸۶	۳۸۹۴	۴۲۹۴	۴۸۹۴	۵۲۹۴	۵۶۹۲
نسب و راه‌اندازی ساختمان کارخانه	۱۸۸۸	۲۴۲۴	۲۹۷۶	۳۴۹۱	۳۹۵۳	۴۳۹۴	۵۱۴۲	۵۴۱۴	۶۰۲۷	۶۴۴۶	۶۷۸۰	۷۶۴۷	۸۱۱۴	۸۶۵۶	۹۰۶۵	۹۱۹۹
ساختمان اداری	۱۲۲	۱۵۸	۱۹۲	۲۲۸	۲۴۵	۲۶۳	۳۱۵	۳۳۳	۳۶۵	۳۸۵	۴۰۲	۴۳۸	۴۷۲	۴۹۰	۵۰۸	۵۲۵
بونکرها	۹۴	۱۲۸	۱۷۲	۲۱۸	۲۴۰	۲۶۴	۳۱۶	۳۳۶	۳۶۵	۳۸۵	۴۰۲	۴۳۸	۴۷۲	۴۹۰	۵۰۸	۵۲۵
متفرقه	۱۴۱۶	۱۸۲۷	۲۳۲۲	۲۶۱۸	۲۹۶۵	۳۲۹۵	۳۸۵۶	۴۰۶۱	۴۵۷۱	۴۸۲۷	۵۰۸۵	۵۵۲۵	۵۸۵۶	۶۰۸۵	۶۲۹۲	۶۴۹۲
پیش‌بینی نشده	۹۴۴	۱۲۱۸	۱۴۸۸	۱۷۴۵	۱۹۷۷	۲۱۹۷	۲۵۷۱	۲۷۰۷	۳۰۱۴	۳۲۱۸	۳۳۸۹	۳۵۲۳	۳۸۲۳	۴۰۵۶	۴۳۲۸	۴۵۹۹
سرمایه در گردش	۱۷۰۰	۳۳۵۰	۵۰۰۰	۶۷۰۰	۸۳۵۰	۱۰۰۰۰	۱۱۷۰۰	۱۳۲۵۰	۱۵۰۰۰	۱۶۷۰۰	۱۸۳۵۰	۲۰۰۰۰	۲۱۷۰۰	۲۳۳۵۰	۲۵۰۰۰	۲۶۷۰۰
جمع	۱۶۵۲۲	۲۲۵۶۵	۲۸۵۱۹	۳۴۴۴۰	۳۹۹۱۵	۴۵۱۰۵	۵۲۵۲۷	۵۶۵۸۰	۶۳۲۰۷	۶۸۲۶۷	۷۲۸۲۷	۷۸۴۴۷	۸۱۴۴۷	۸۶۷۸۰	۹۲۹۱۲	۹۷۸۴۱

ارائه مدل محاسبه میزان سرمایه‌گذاری

با استفاده از اطلاعات به‌دست آمده و محاسبات انجام‌شده، رابطه زیر برای محاسبه میزان سرمایه‌گذاری اولیه کارخانه‌های فلوتاسیون سرب و روی به‌دست می‌آید:

$$Y = 11210 + 11/5 X$$

که در آن

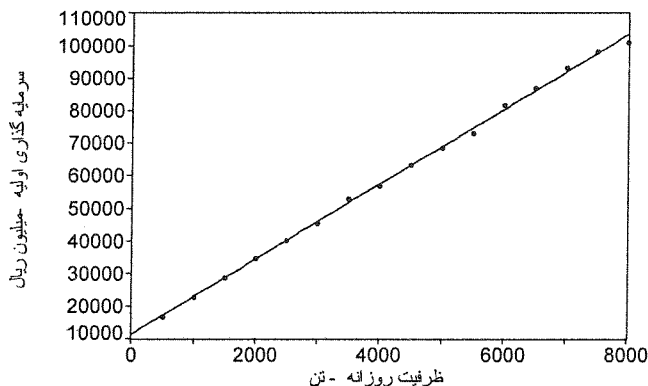
Y: میزان سرمایه‌گذاری اولیه مورد نیاز (میلیون ریال)

X: ظرفیت روزانه (تن)

مدل به‌دست‌آمده باسانی میزان سرمایه‌گذاری اولیه لازم برای احداث کارخانه‌های کانه‌آرایی سرب و روی را محاسبه می‌کند. بعنوان مثال، میزان سرمایه‌گذاری اولیه مورد نیاز برای احداث یک کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی با ظرفیت ۴۰۰۰ تن در روز برابر است با:

$$Y = 11210 + (11/5 \times 4000) = 57,210 \times 10^6 \text{ (ریال)}$$

شکل ۱ نمودار مربوط به اعداد مختلف مدل را نشان می‌دهد.



شکل (۱) نمودار میزان سرمایه‌گذاری اولیه لازم بر حسب ظرفیت روزانه.

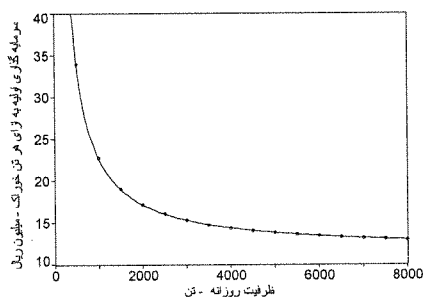
همان‌طور که از این نمودار پیداست، تغییرات میزان سرمایه‌گذاری مورد نیاز اولیه با ظرفیت روزانه کارخانه کانه‌آرایی رابطه خطی دارد. با این وجود، هر چه ظرفیت کارخانه بالاتر باشد، مقدار هزینه شده در ابتدای طرح، بر تن ظرفیت اسمی کمتر می‌شود. یعنی همان‌طور که نمودار شکل ۱ نشان می‌دهد برای احداث کارخانه ۵۰۰ تنی مبلغ ۱۶,۹۶۰ میلیون ریال سرمایه‌گذاری اولیه مورد نیاز است، به عبارت دیگر برای احداث کارخانه ۵۰۰ تنی، به ازاء هر تن ظرفیت اسمی کارخانه مبلغ سرمایه‌گذاری اولیه لازم $33/92 = 16,960 \div 500$ میلیون ریال می‌باشد. حال آنکه این میزان برای احداث کارخانه ۱۰۰۰ تنی مبلغ $22/71 = 22,710 \div 1,000$ میلیون ریال است. به همین طریق میزان سرمایه‌گذاری اولیه مورد نیاز به ازاء هر تن ظرفیت اسمی برای احداث کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی محاسبه شده و نتیجه آن در جدول ۱۴ خلاصه شده که نمودار شکل ۲ نیز این نتیجه را نشان می‌دهد.

جدول (۱۴) میزان سرمایه‌گذاری اولیه لازم به ازاء هر تن ظرفیت اسمی کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی.

ظرفیت روزانه (تن)	میزان سرمایه‌گذاری اولیه (میلیون ریال)	میزان سرمایه‌گذاری اولیه به ازاء هر تن ظرفیت اسمی (میلیون ریال)
۵۰۰	۱۶,۹۶۰	۳۳/۹۲
۱۰۰۰	۲۲,۷۱۰	۲۲/۷۱
۱۵۰۰	۲۸,۴۶۰	۱۸/۹۷
۲۰۰۰	۳۴,۲۱۰	۱۷/۱۱
۲۵۰۰	۳۹,۹۶۰	۱۵/۹۸
۳۰۰۰	۴۵,۷۱۰	۱۵/۲۴
۳۵۰۰	۵۱,۴۶۰	۱۴/۷
۴۰۰۰	۵۷,۲۱۰	۱۴/۳
۴۵۰۰	۶۲,۹۶۰	۱۳/۹۹
۵۰۰۰	۶۸,۷۱۰	۱۳/۷۴
۵۵۰۰	۷۴,۴۶۰	۱۳/۵۴
۶۰۰۰	۸۰,۲۱۰	۱۳/۳۷
۶۵۰۰	۸۵,۹۶۰	۱۳/۲۲
۷۰۰۰	۹۱,۷۱۰	۱۳/۱
۷۵۰۰	۹۷,۴۶۰	۱۲/۹۹
۸۰۰۰	۱۰۳,۲۱۰	۱۲/۹

شکل ۲ نشان می‌دهد که هر چه ظرفیت کارخانه کانه‌آرایی بزرگ‌تر باشد، میزان سرمایه‌گذاری اولیه لازم به ازاء هر تن ظرفیت اسمی کمتر می‌شود.

میزان استهلاك این سرمایه‌گذاری اولیه در حقیقت یک هزینه ثابت است که به قیمت تمام‌شده محصول نهایی اضافه می‌شود. اگر میانگین نرخ استهلاك در این کارخانه ۱۰ درصد فرض شود، بخش مربوط به استهلاك قیمت تمام‌شده برای کارخانه با ظرفیت‌های مختلف، مطابق جدول ۱۵ خواهد بود. بعنوان مثال، برای کارخانه ۱۰۰۰ تنی اگر خوراک ورودی آن ۳۰۰،۰۰۰ تن در سال فرض شود و استهلاك سرمایه آن $2,271 = 300,000 \times 0.1$ میلیون ریال باشد، هزینه استهلاك هر تن ظرفیت اسمی معادل $7,570 = 2,271 \times 10^6 \div 300,000$ ریال خواهد بود، یعنی به ازاء هر تن خوراک کارخانه کانه‌آرایی ۱۰۰۰ تنی سرب و روی مبلغ ۷،۵۷۰ ریال هزینه استهلاك صرف خواهد شد.

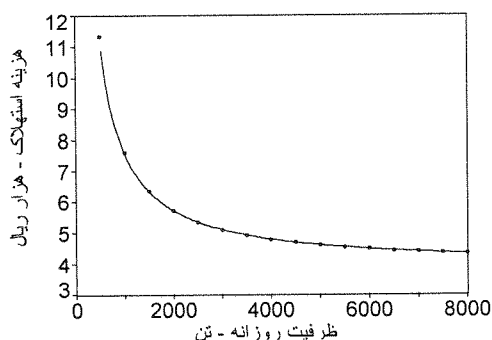


شکل (۲) میزان سرمایه‌گذاری اولیه مورد نیاز به ازاء هر تن ظرفیت اسمی در ظرفیت‌های مختلف.

جدول (۱۵) مبلغ هزینه استهلاك هر تن ظرفیت اسمی (خوراک) کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی در ظرفیت‌های مختلف کارخانه.

ظرفیت روزانه (تن)	هزینه استهلاك (میلیون ریال)	هزینه استهلاك به ازاء هر تن خوراک (ریال)
۵۰۰	۱,۶۹۶	۱۱,۳۰۷
۱۰۰۰	۲,۲۷۱	۷,۵۷۰
۱۵۰۰	۲,۸۴۶	۶,۳۲۴
۲۰۰۰	۳,۴۲۱	۵,۷۰۲
۲۵۰۰	۳,۹۹۶	۵,۲۲۸
۳۰۰۰	۴,۵۷۱	۵,۰۷۹
۳۵۰۰	۵,۱۴۶	۴,۹۰۱
۴۰۰۰	۵,۷۲۱	۴,۷۶۸
۴۵۰۰	۶,۲۹۶	۴,۶۶۴
۵۰۰۰	۶,۸۷۱	۴,۵۸۱
۵۵۰۰	۷,۴۴۶	۴,۵۱۳
۶۰۰۰	۸,۰۲۱	۴,۴۵۶
۶۵۰۰	۸,۵۹۶	۴,۴۰۸
۷۰۰۰	۹,۱۷۱	۴,۳۶۷
۷۵۰۰	۹,۷۴۶	۴,۳۲۲
۸۰۰۰	۱۰,۳۲۱	۴,۳۰۰

نمودار شکل ۳ تغییرات هزینه استهلاك هر تن ظرفیت اسمی کارخانه را نسبت به ظرفیت روزانه نشان می‌دهد.

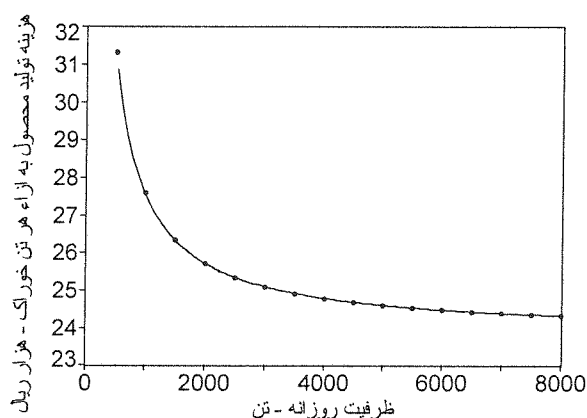


شکل (۳) تغییرات هزینه استهلاك هر تن ظرفیت اسمی کارخانه نسبت به ظرفیت روزانه.

حال اگر فرض شود که برای تولید محصول، به ازاء هر تن خوراک کارخانه باید مبلغ ۲۰،۰۰۰ ریال نیز بعنوان هزینه‌های دیگر صرف شود، قیمت تمام شده به ازاء هر تن خوراک کارخانه در ظرفیت‌های مختلف مطابق جدول ۱۶ می‌باشد که نمودار شکل ۴ نیز این نتیجه را نشان می‌دهد.

جدول (۱۶) قیمت تمام شده محصول کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی به ازاء هر تن خوراک در ظرفیت‌های مختلف.

ظرفیت روزانه (تن)	قیمت تمام شده تولید محصول به ازاء هر تن خوراک (ریال)
۵۰۰	۳۱،۳۰۷
۱۰۰۰	۲۷،۵۷۰
۱۵۰۰	۲۶،۳۲۴
۲۰۰۰	۲۵،۷۰۲
۲۵۰۰	۲۵،۳۲۸
۳۰۰۰	۲۵،۰۷۹
۳۵۰۰	۲۴،۹۰۱
۴۰۰۰	۲۴،۷۶۸
۴۵۰۰	۲۴،۶۶۴
۵۰۰۰	۲۴،۵۸۱
۵۵۰۰	۲۴،۵۱۳
۶۰۰۰	۲۴،۴۵۶
۶۵۰۰	۲۴،۴۰۸
۷۰۰۰	۲۴،۳۶۷
۷۵۰۰	۲۴،۳۳۲
۸۰۰۰	۲۴،۳۰۰



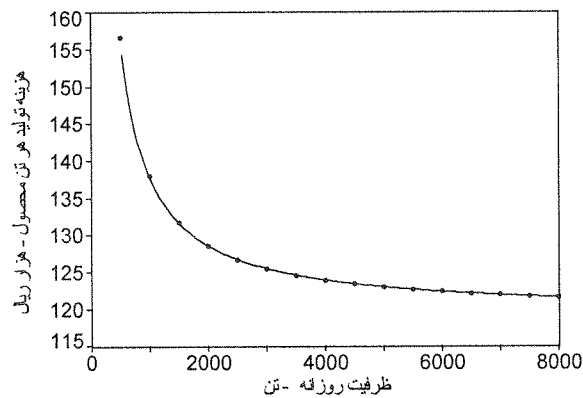
شکل (۴) تغییرات هزینه تولید محصول به ازاء هر تن خوراک نسبت به ظرفیت روزانه.

همچنین اگر فرض شود که وزن محصول نهایی کارخانه (وزن کنسانتره سرب + وزن کنسانتره روی)، ۲۰ درصد وزن خوراک ورودی باشد، میزان هزینه استهلاک هر تن محصول کارخانه برای ظرفیت‌های مختلف محاسبه می‌شود و با در نظر گرفتن مبلغ ۱۰۰،۰۰۰ ریال بعنوان سایر هزینه‌ها برای تولید هر تن محصول، قیمت تمام شده برای تولید هر تن محصول به دست می‌آید که در جدول ۱۷ خلاصه شده است. بعنوان مثال، در یک کارخانه ۵۰۰ تنی، قیمت تمام شده تولید یک تن محصول، ۱۵۶،۵۳۵ ریال می‌باشد. این مبلغ برای کارخانه ۱۰۰۰ تنی به ۱۳۷،۸۵۰ ریال و برای کارخانه ۸۰۰۰ تنی به ۱۲۱،۵۰۰ ریال کاهش می‌یابد.

نمودار شکل ۵ تغییرات قیمت تمام شده محصول تولیدی کارخانه کانه‌آرایی سرب و روی را نسبت به ظرفیت کارخانه نشان می‌دهد.

جدول (۱۷) هزینه استهلاک و قیمت تمام شده تولید یک تن محصول کارخانه کانه آرای سرب و روی در ظرفیت‌های مختلف.

ظرفیت روزانه (تن)	هزینه استهلاک تولید هر تن محصول (ریال)	قیمت تمام شده تولید هر تن محصول (ریال)
۵۰۰	۵۶۵۳۵	۱۵۶۵۳۵
۱۰۰۰	۳۷۸۵۰	۱۳۷۸۵۰
۱۵۰۰	۳۱۶۲۰	۱۳۱۶۲۰
۲۰۰۰	۲۸۵۱۰	۱۲۸۵۱۰
۲۵۰۰	۲۶۶۴۰	۱۲۶۶۴۰
۳۰۰۰	۲۵۳۹۵	۱۲۵۳۹۵
۳۵۰۰	۲۴۵۰۵	۱۲۴۵۰۵
۴۰۰۰	۲۳۸۴۰	۱۲۳۸۴۰
۴۵۰۰	۲۳۳۲۰	۱۲۳۳۲۰
۵۰۰۰	۲۲۹۰۵	۱۲۲۹۰۵
۵۵۰۰	۲۲۵۶۵	۱۲۲۵۶۵
۶۰۰۰	۲۲۲۸۰	۱۲۲۲۸۰
۶۵۰۰	۲۲۰۴۰	۱۲۲۰۴۰
۷۰۰۰	۲۱۸۳۵	۱۲۱۸۳۵
۷۵۰۰	۲۱۶۶۰	۱۲۱۶۶۰
۸۰۰۰	۲۱۵۰۰	۱۲۱۵۰۰



شکل (۵) تغییرات هزینه تولید هر تن محصول نسبت به ظرفیت روزانه.

نتیجه

برای بررسی فنی و اقتصادی هر پروژه‌ای، در درجه اول باید میزان سرمایه‌گذاری اولیه را تعیین کرد. در این مقاله با هدف ارائه مدلی برای محاسبه میزان سرمایه‌گذاری اولیه لازم برای احداث کارخانه‌های فلوتاسیون سرب و روی، ابتدا ماشین‌آلات و تجهیزات شانزده ظرفیت مختلف با فلوشیت یکسان طراحی شده است. آنگاه با محاسبه میزان سرمایه‌گذاری لازم برای خرید ماشین‌آلات (با استفاده از مدل $(Y = \exp(a + b \cdot \ln(X)))$) احداث ساختمان‌های مورد نیاز و غیره جمع میزان سرمایه‌گذاری اولیه برای هر ظرفیت به دست آمده و منجر به ارائه مدلی بصورت $(Y = 11210 + 11/5(X))$ شده است که در آن Y میزان سرمایه‌گذاری اولیه لازم به ازاء ظرفیت روزانه X می‌باشد.

با استفاده از مدل فوق، نشان داده شد که مقدار هزینه لازم به ازاء هر تن ظرفیت اسمی، با افزایش ظرفیت، کاهش می‌یابد. همچنین با افزایش ظرفیت، مقادیر هزینه استهلاک، هزینه تولید محصول در ازاء هر تن خوراک و در نتیجه هزینه تولید هر تن محصول، به میزان قابل توجهی کاهش می‌یابد.

- [۱] نعمت‌الهی، حسین؛ کانه‌آرایی؛ انتشارات دانشگاه تهران؛ چاپ اول؛ ۱۳۷۱.
- [۲] رعیتی، محمود؛ طراحی کارخانه کانه‌آرایی ۳۰۰۰ تنی سرب و روی کوشک؛ پایان‌نامه کارشناسی ارشد؛ دانشگاه تهران، دانشکده فنی، گروه مهندسی معدن؛ ۱۳۷۵.
- [3] SVEDALA; DEVER SALA BASIC; Selection Guide For Process Equipment; Edition 1; 1993.
- [۴] شرکت پمپیران؛ راهنمای انتخاب پمپ‌های گریز از مرکز.
- [5] A. L. Mular; Mining and Mineral Processing Equipment Costs and Preliminary Capital Cost Estimations; The Canadian Institute of Mining and Metallurgy (CIM); Special Volume 25 (Update of Vol. 18); 1982.
- [۶] شرکت مهندسی نقشه ماشین؛ اطلاعات موجود ومحاسبات انجام شده.