

در راهگاه " طراحی درست محفظه فعل و انتقال است . بدهاری می‌ناسد به گویه‌ای است که مقاصد زیر را نامن نماید .

- جریان مذاب به آرامی و بطور منظم با سطح آلیاژ در نمایشگاه آلیاژ ، تدریجاً و بصورت یکنواخت در مذاب حل شود . این امر سبب می‌شود که مقدار منیریم کسب شده توسط مذاب در هر لحظه ، در طول رمان ریختن مذاب بکسان نباشد . - از حمل باقیمانده‌های آلیاژ و همچنین ناخالصی‌های موجود ، توسط مذاب به محفظه فالب جلوگیری شود .

واضح است که سرعت حل شدن هر ماده کروی کننده بستگی به عواملی چون ترکیب ، شکل و اندازه دانه‌های ماده کروی کننده ، سرعت گذر مذاب از محفظه فعل و انتقال ، درجه حرارت مذاب و ترکیب شیمیائی آن و وزن قطعه ریختگی دارد .

برای کسب خواص و ساختمان میکروسکپی مطلوب در قطعه ریختگی ، بایستی این عوامل را تحت کنترل قرار داد و محدوده مطلوب آنها را شناخت .

همانطوری که قبل " گفته شد ، بین سرعت حل شدن ماده کروی کننده ، سرعت ریختن مذاب و ابعاد محفظه فعل و انتقال ، یک رابطه فیزیکی دقیق وجود دارد .

با تکاء به‌این رابطه ، سرعت حلالیت هر ماده کروی کننده را می‌توان براساس نیاز تغییر داد .

این رابطه فیزیکی در شکل ساده خود به صورت زیر بیان می‌شود .

$$A.S.F = \frac{\text{سرعت ریختن مذاب}}{\text{سطح مقطع محفظه فعل و انتقال}} \quad \text{cm}^2 \text{ Kg/Sec}$$

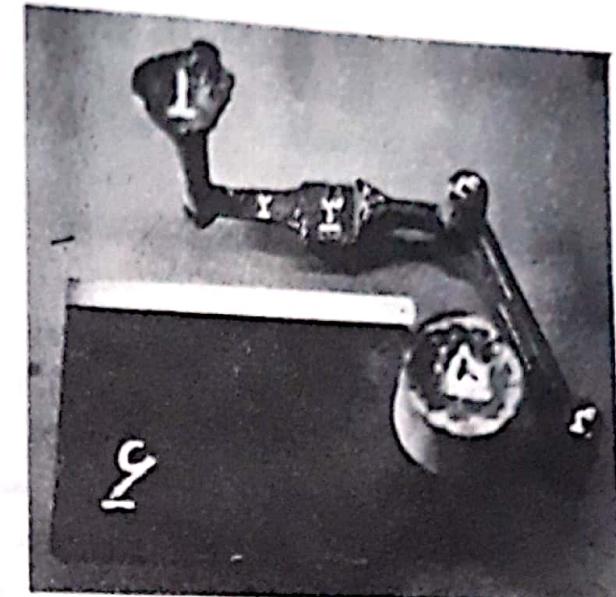
با استفاده از این رابطه و داشتن معیارهای دیگر ، می‌توان سطح محفظه فعل و انتقال را که در واقع سطح آلیاژ کروی کننده در معرض جریان مذاب است ، (سرعت حل شدن آلیاژ را در مذاب تنظیم می‌کند) دقیقاً اندازه‌گیری کرد .

چنانچه W وزن کل قطعه ریختگی همراه با تغذیه و راهگاهها و محفظه فعل و انتقال و t طول زمان ریختن مذاب و A سطح مقطع محفظه فعل و انتقال باشد ، در اینصورت :

$$\frac{W \text{ Kg}}{t \text{ Sec}} = \text{سرعت ریختن مذاب} \Rightarrow A.S.F =$$

$$A.S.F = \frac{W}{A \cdot t} \text{ Kg Sec}^{-1} \text{ cm}^{-2}$$

عامل حلالیت آلیاژ ، برای فرو سیلیسیم منیزیم ۵٪ از



شکل ۱۱ - مشخصات قطعه آزمایشی تولید شده از روش "افزودن منیزیم در راهگاه" ، شماره‌های اثابه ترتیب‌نما یانگر حوضچه بارگیری ، ورودی محفظه فعل و انتقال ، محفظه فعل و انتقال ، تله چرخشی ، تغذیه و قطعه ریختگی می‌باشد .

نتایج :

چگونگی طراحی و محاسبه سیستم راهگاهی در فرآیند "افزودن منیزیم در راهگاه"

بنظر افزودن منیزیم به مذاب چدن در راهگاهها ، ملاحظات تجربی زیر را بایستی در نظر داشت :

۱- سیستم راهگاهی و محفظه فعل و انتقال را بایستی بصورت یک طراحی استاندارد در آورد .

۲- راهگاهها باید هر چه سریع تراز مذاب پر گردند . اهمیت این موضوع از آن جهت است که وجود هرگونه هوا در راهگاهها منجر به اکسیده شدن مذاب و میرائی منیزیم می‌گردد . یکی از دلائل رجحان سیستم راهگاهی فشاری بر غیر فشاری همان سریع پر شدن کانال‌های راهگاهی از مذاب است .

۳- سیستم راهگاهی بایستی بگونه‌ای طراحی گردد که جریان مذاب در سیستم راهگاهی (در طول زمان) همواره ثابت باشد .

سیستم راهگاهی دارای دو جزء زیر است :
الف - محفظه فعل و انتقال که افزودن منیزیم در آن نجام می‌شود .

ب - راهگاهها

- طراحی محفظه فعل و انتقال

یکی از مهم‌ترین عوامل در موفقیت روش "افزودن منیزیم

قطعات در هر قالب بستگی ندارد. همچنین توصیه می‌گردد زمان ریختن مذاب را هرگز از ع نانیه و یا ترجیحاً ۷ ثانیه کمتر انتخاب ننمایید.

پس از محاسبه سطح مقطع محفظه، بایستی ارتفاع آن محاسبه شود. برای محاسبه ارتفاع، ابتدا وزن و سیس حجم آلیاز منیزیم دار محاسبه شود.

(وزن قطعه ریختگی همراه با راهگاههای تغذیه). $X\% = \frac{\text{وزن آلیاز}}{\text{وزن مخصوص آلیاز}}$ مقدار X بستگی به نوع آلیاز منیزیم دار داشته و برای آلیاز فرو سیلیسیم منیزیم ۵٪ که پر مصرف ترین آلیاز در این فرآیند است، برابر $۸/۰$ تا ۱ درصد است.

$$\frac{\text{وزن آلیاز}}{\text{وزن مخصوص آلیاز}} = \frac{\text{حجم آلیاز}}{\text{سطح مقطع قطعه}}$$

مناسب‌ترین دانه‌بندی برای فروسیلیسیم منیزیم، دانمهایی در اندازه $۱\text{ تا }۴$ میلی‌متر می‌باشد، لذا بایستی وزن مخصوص آن را با در دست داشتن حجم معینی از آن بدست آورد. (انواع مصرفی در این پژوهش دارای وزن مخصوص حدود $۲/۲$ بوده‌اند) .
= ارتفاع محفظه فعل و انفعال

$۱/۲۵\text{ cm} + \text{ارتفاع راهگاه ورودی به محفظه} + \text{ارتفاع آلیاز}$ مقدار $۱/۲۵\text{ cm}$ که بصورت استاندارد به ارتفاع محفظه اضافه می‌شود، در واقع نقش فضای فعل و انفعال را بازی می‌کند. در مواردی که وزن قطعه و یا قطعات در قالب از حدود ۵ کیلوگرم تجاوز کند، توصیه می‌گردد بجای یک محفظه فعل و انفعال از چند محفظه استفاده گردد. اصولاً "استفاده از چند محفظه باعث جذب یکنواخت‌تر منیزیم در مذاب می‌گردد.

برای اینکه یک محفظه فعل و انفعال شرایط پیش‌گفته را دارا باشد، باید به نحوی طراحی شود که برخورد مذاب با سطح آلیاز موجود در آن بشدت و تندی صورت نگیرد. در برخورد شدید مذاب عمل جابجایی و پیش‌آمدگی دانه‌های آلیاز و حمل آنها به محفظه قالب (قبل از حل شدن کامل در مذاب) پیش آمده و جریان مذاب در راهگاه‌ها نیز بصورت اغتشاشی خواهد بود.

بر اساس تجربیات بدست آمده، در طراحی محفظه فعل و انفعال، توجه به نکات زیر ضروری است:

ارتفاعی که چدن مذاب طی می‌کند تابه محفظه فعل و انفعال وارد شود، باید بیش از ۲۰ میلی‌متر باشد. (فاصله سطح فوقانی آلیاز محتوی منیزیم در محفظه فعل و انفعال با کاف راهگاه‌ماصی ورود مذاب به محفظه) . سطح مقطع راهبار (راهگاه

روی منحنی شکل ۱۲ قابل حصول است. برای محاسبه سطح مقطع محفظه فعل و انفعال می‌توان از رابطه زیر استفاده کرد.

$$\frac{Mg t \times W}{K \times T} = \frac{\text{سطح مقطع محفظه فعل و انفعال}}{\text{در رابطه ذکر شده:}}$$

$$\begin{aligned} \text{مقدار منیزیم مورد نیاز} &= Mg_t (\text{معمولًا حدود } ۵/۰\%) \\ K \cdot \text{Sec}^{-1} \text{cm}^2 &= \text{عامل حلالیت} \\ W \cdot \text{وزن کل قطعه ریختگی} &= \text{وزن Kg} \\ T \cdot \text{زمان Sec} &= \text{زمان} \end{aligned}$$

در عمل مقدار عامل حلالیت را می‌توان بر حسب ضخامت قطعه ریختگی (بالافزایش ضخامت عامل حلالیت کاهش می‌یابد) بین $۰/۰۵$ تا $۰/۰۷$ کیلوگرم بر سانتی‌متر مربع / ثانیه در نظر گرفت.

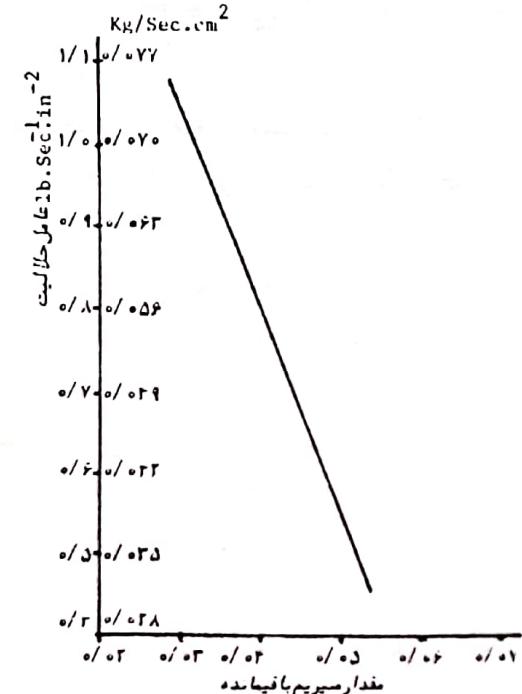
بمنظور محاسبه زمان ریختن مذاب استفاده از رابطه زیر توصیه می‌گردد:

$$t = \sqrt{W} (1.23 + 0.6T)$$

که T حداقل ضخامت قطعه ریختگی بر حسب سانتی‌متر بوده و W وزن قطعه ریختگی + راهگاه‌ها و تغذیه بر حسب کیلوگرم است.

به این نکته مهم توجه گردد که در فرآیند منیزیم در راهگاه از سیستم راهگاهی فشاری استفاده شده و در مواردی که در یک قالب از چند قطعه استفاده می‌گردد، W وزن یک قطعه + تغذیه‌های مربوط به همان قطعه + وزن کل راهگاه می‌باشد.

تعداد قطعات
بطور کلی زمان ریختن مذاب در سیستم راهگاهی فشاری به تعداد

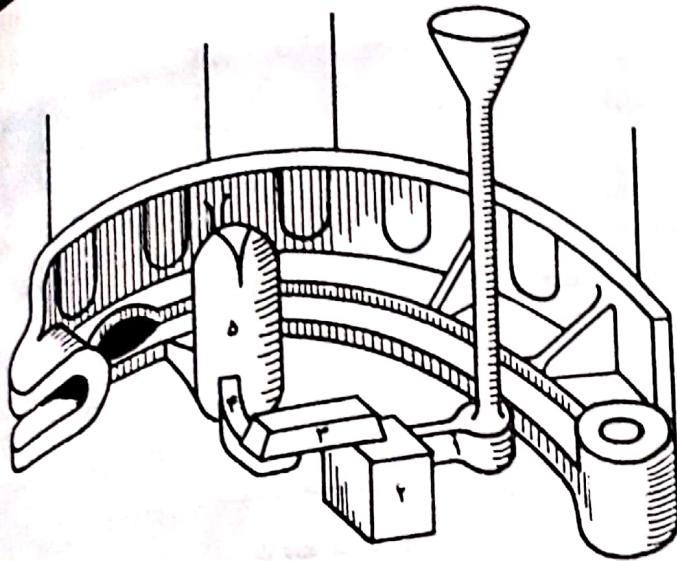


شکل ۱۲ - بیانگر رابطه بین حلالیت آلیاز و مقدار منیزیم با قیمت‌نده در قطعه ریختگی.

سیستم نیمه فشاری یا طرح بهسازی شده فشاری

این سیستم در اکثر قریب به اتفاق قطعات ریختگی که دارای تغذیه می‌باشد، (ضخامت قطعات نیز اغلب از ۶ میلیمتر بیشتر است) می‌تواند مورد استفاده قرار گیرد. در این سیستم، کوچکترین تنگه سطح مقطع راهباره (یا راهباره‌ها) به تغذیه وصل می‌شوند. یعنی سیستم راهگاهی تا قبل از تغذیه کاملاً فشاری بوده واز تغذیه به بعد غیر فشاری است. در صورتی که تغذیه را جزئی از قطعه ریختگی در نظر گیریم، چنین سیستمی را می‌توان کاملاً "فشاری در نظر گرفت.

در طرح نشان داده شده در شکل ۱۸، از دو محفظه فعل و افعال استفاده شده مذاب محتوی متیزیم وارد راهگاه استوانهای (بمنظور گرفتن سرباره‌های خالصی‌ها) و سپس توسط راهباره‌های طویلی به تغذیه‌ها وصل شده است. چهار راهباره‌ای (راهگاه‌های فرعی) که مذاب را از راهبارها به تغذیه وصل می‌کنند، کوچک‌ترین تنگه‌های می‌باشند، لذا سیستم تا قبل از تغذیه کاملاً "فشاری است.



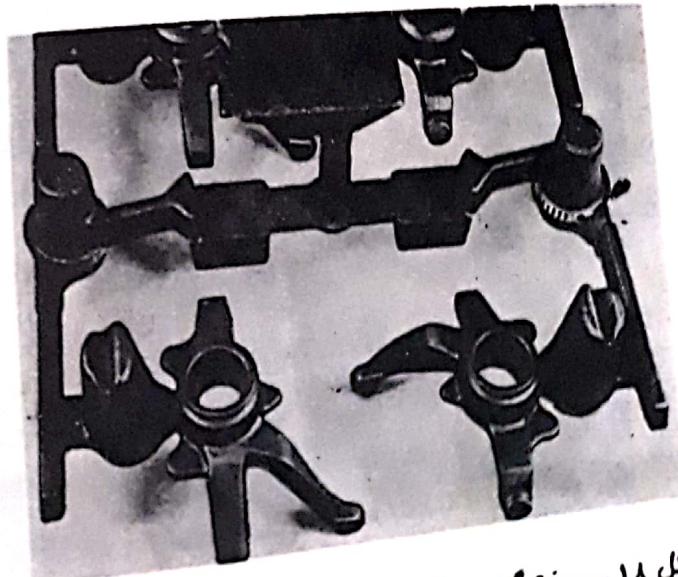
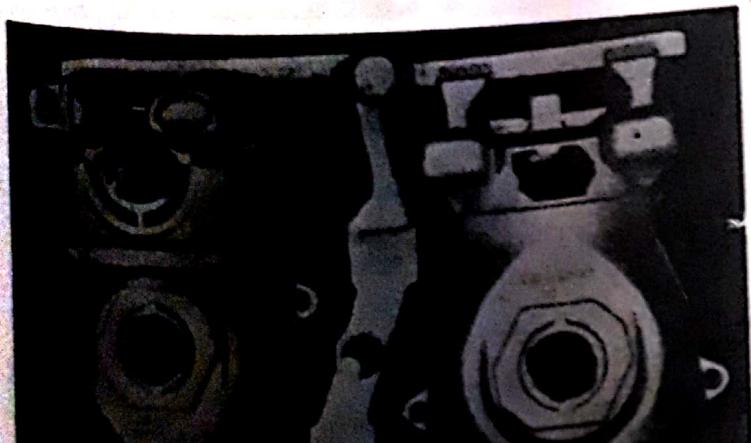
شکل ۱۹ - سیستم راهگاهی ارائه شده برای ریخته‌گری گفتش ترمز، توجه شود که طول راهگاه‌ها اصلی راهبار کوچک‌تر از حد مطلوب انتخاب شده‌اند.

- ۱) راهگاه اصلی
- ۲) محفظه فعل و افعال
- ۳) تنگه
- ۴) راهبار متصل به تغذیه
- ۵) تغذیه

داده شده است. بحال استفاده از یک راهباره می‌توان از چند راهباره استفاده نمود. در این صورت منظور از G مجموع سطوح مقطع راهباره‌های می‌باشد. G کوچک‌ترین سطح مقطع در سیستم راهگاهی است.

$$\text{سطح مقطع راهبار دوم} = G + \%10G$$

ضمناً "طول راهبار دوم هرچه ممکن است، بزرگ‌تر انتخاب شود.
 $C = G + \%12G$
 $R_1 = G + \%30G$
 فعل و افعال



شکل ۱۸ - ریخته‌گری چهار قطعه‌ای از چدن نشکن در یک قالب با استفاده از دو محفظه فعل و افعال.

در طرح نشان داده شده در شکل ۱۹ راهبار متصل شده تغذیه دارای کمترین سطح مقطع در سیستم راهگاهی بوده و وارد نمود.

طرح نشان داده شده در شکل ۲۰ سر مشابه طرح موجود شکل ۱۹ می‌باشد.

اسد سیستم راهگاهی

در این فرآیند را مایستی بزرگتر از حد معقول (نکل ۱۸) در نظر گرفت. (حداقل یک نانویه مذاب لارم برای قالب را دارا باشد یعنی برای وزن کل مذاب ۶ کیلوگرم در قالب و زمان باربری ۱۵ ثانیه حداقل ورن مذاب در حوضچه ۶ کیلوگرم باشد). همچنین باربری مذاب مایستی بطور مداوم انجام شود زیراقطع جریان باربری یعنی تعاو منیزیم با هوا بوده و باعث پسزدن مذاب از حفظه قفل و انفعال به حوضچه می‌گردد.

۳- ناچالص، ها و چونگی جلوگیری از ورود آنها به محفظه قالب

تمایل به واردشدن ناخالصی‌ها به قطعه ریختگی می‌تواند یکی از جنبه‌های منفی فرآیند "افروden منیریم در راهکار" تلقی گردد. بنابراین لازم است تمهیدات کافی برای جلوگیری از ایجاد اینگونه عیوب در قطعات ریختگی انجام گیرد.

نالخصی‌های فوق، نه تنها از مصرف آلیاژهای محتوی ناخالصی‌های ناخواسته منشاء می‌گیرند، بلکه در مواردی نیز ذرات آلیاژ محتوی متیزیم حل نشده در مذاب، وارد محفظه قالب شده و در قطعه، بختگی، باقی می‌مانند.

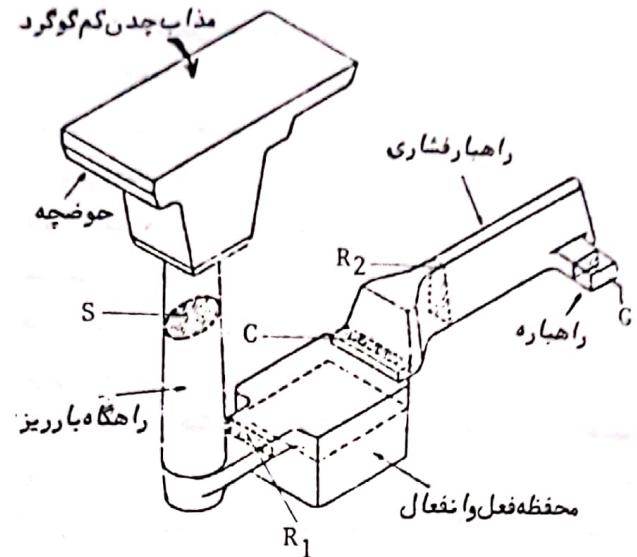
از آنجاییکه واکنش بین مذاب و آلیاژ محتوی منیزیم در فرآیند " افزودن منیزیم در راهگاه " در غیاب هوا انجام می‌گیرد، لذا مقدار اکسیدمنیزیم (MgO) حاصله بسیار ناچیز است .

مقدار MgS بوجود آمده در مذاب با میزان گوگرد محتوی چدن پایه مناسب بوده و هنگامیکه مقدار گوگرد در مذاب چدن کمتر از ۱/۰٪ باشد، مقدار این ناخالصی نیز در حد قابل قبولی قرار خواهد داشت. بنابراین، مهمترین منبع ورود ناخالصی‌ها به محظوظه قاب، آلیاژ منیزیم دار مصرفی است. ایجاد اینگونه ناخالصی‌ها را می‌توان مربوط به عوامل زیر دانست.

- ۱- نوع آلیاژ در رابطه با سرعت حلالیت آن .
 - ۲- اندازه و نحوه پخش دانه های آلیاژ منیزیم دار مصرفی .
 - ۳- طراحی محفظه فعل و انتفعال و اجزاء راهگاهی مابین محفظه قالب و محفظه فعل و انتفعال .

مبانی طراحی یک محفظه فعل و انفعال مناسب در سطیر
قبلی تشریح گردید، دیگر اجزا، سیستم رامی توان با توجه به
وزن مخصوص ناخالصی‌ها که از وزن مخصوص مذاب کمتر است،
به گونه‌ای طراحی کرد تا از ورود آنها بداخل قطعه ریختگی
جلوگیری شود. برخی از تدابیری که بدین منظور بکار گرفته
می‌شوند، پس از ذکر می‌باشد.

- کاربرد راهگاههای اصلی (راهبار) با سطح مقطع
بزرگتر، جهت آرام کردن جریان مذاب و ایجاد امکان
برای جدا شدن ناخالصی ها از مذاب .



شکل ۲۱ - یک سیستم راهگاهی فشاری اصلاح شده در فرآیند "افزودن منیزیم در راهگاه".

دقت گردد که محل تماس این راهبار با محفظه فعل و انتقال قوسدار باشد تا مذاب به آرامی وارد محفظه فعل و انتقال گردد. حتی المقدور سعی شود که طول R از ۵ سانتیمتر کمتر نباشد. این طول هر قدر بیشتر باشد، بهتر است.^۱

$$S \geq R_1 = G + \% \Gamma \circ G$$

منظور از سطح مقطع S کمترین مقطع در راهگاه باربریز است.

با توجه به نسبت‌های فوق، با در دست داشتن گویا بسیار ساده و می‌توان بعید اجزاء سیستم راهگاهی را محاسبه نمود. بهترین و ساده‌ترین روش محاسبه گویا استفاده از رابطه زیر است:

$$G = \frac{7.48 \text{ W}}{t \sqrt{\text{ESH}}}$$

$$\text{کد} W \text{ وزن نطعه + راهگاهها و تغذیه بر حسب کیلوگرم ، } t \text{ زمان بار - دیزی (نانیم) از رابطه } ESH = \frac{H - \frac{P^2}{2C}}{W} \text{ و } T = (1 / 23 + 0 / 6) \sqrt{W} \text{ ارتفاع موثر مذاب}$$

هاطوری که در مورد زمان ریختن مذاب گفته شد، در مواردی که از سیستم راهگاهی فشاری استفاده می‌گردد (سیستم بوصشده برای فرآیند منیزیم در راهگاه) و تعداد قطعات قرار گرفته روی صفحه مدل از یک عدد بیشتر است G. در حقیقت سطح مقطع راهگاه فرعی وصل شده به تعذیب بوده (نه گردن بعدد) و در این حالت W وزن هر قطعه + وزن کل راهگاه تعداد قطعات می‌باشد.

ذکر اس سکه ضروری است که اندازه ارتفاع حوضچه مصرفی