

A STUDY OF EQUILIBRIUM CONDITIONS FOR ALUMINOTHERMIC REDUCTION OF STRANTIUM OXIDE

A. Zabett¹, S. Sahebian²
Ferdowsi University of Mashad

Abstract

Different thermodynamical conditions for Aluminothermic reduction of SrO has been studied to find appropriate conditions for production of *Al-Sr* master alloy. Computations have been conducted using a chemical thermodynamics software. Different ratios of *SrO/Al* in initial mixture have been considered. The effects of temperature, presence of inert gas or oxidizing atmosphere and different additives have been studied. Based on thermodynamical calculations following equilibrium path, it has been found that use of reducing additives such as *Mg* and *Ca* retards formation of *SrO.Al₂O₃* and helps completing reduction of *SrO*. The ratio of *SrO/Al* should not exceed one. The choice appropriate ratio depends on final *Sr* content of *Al-Sr* master alloy. Temperature does not affect equilibrium condition above liquidus temperature of *Al-Sr* solution. Selection of proper temperature requires consideration of the kinetics of reduction reaction and the amount of *Sr* loss due to evaporation which depends on its vapor pressure.

Key words: *Al-Sr* master alloy, Thermodynamical computations, Aluminothermic reduction.

1 Assistant professor

2 Undergraduate student

بررسی ترمودینامیکی تولید آمیزان Al-Sr به روش آلومینوترمی

احد ضابط^۱، سمانه صاحبیان^۲
دانشگاه فردوسی مشهد

چکیده

شرایط مختلف ترمودینامیکی تولید آمیزان Al-Sr به روش احیا آلومینوترمی مورد مطالعه قرار گرفت. محاسبات برای نسبتهای مختلف SrO به Al در ترکیب اولیه انجام شدند. اثر درجه حرارت، اتمسفر اکسیدکننده و خنثی و مواد افزودنی مورد بررسی قرار گرفتند. با توجه به نتایج محاسبات ترمودینامیکی حالت تعادل اتمسفر خنثی و استفاده از مواد افزودنی جهت ایجاد شرایط احیاکنندگی، مناسب به نظر می‌رسد. نسبت SrO به Al نمی‌تواند بیش از یک باشد و انتخاب نسبت مناسب به درصد استرانسیوم در آمیزان مورد نظر بستگی دارد. درجه حرارت مناسب با توجه به فشار بخار استرانسیوم، باید با در نظر گرفتن شرایط سینتیکی واکنش احیا و کنترل اتلاف استرانسیوم طی آزمایشات عملی به دست آید.

واژه‌های کلیدی: آمیزان آلومینیم استرانسیوم، محاسبات ترمودینامیکی، احیا آلومینوترمی

۱- استادیار

۲- دانشجوی کارشناسی

مقدمه

سیالیت و قابلیت ریخته‌گری مناسب آلیاژهای یوتکتیک و هیپویوتکتیک *Al-Si* موجب به‌کارگیری وسیع این آلیاژ ریختگی در صنعت شده است. میزان سیلیسیوم موجود در این آلیاژ ریختگی حدود ۵-۱۲٪ است، که همین امر باعث تشکیل تیغه‌های درشت و خشن فاز یوتکتیک *Al-Si* طی فرآیند انجماد می‌گردد. این ساختار کاهش خواص مکانیکی را به همراه دارد که برای رفع این عیب از سدیم و آنتیموان برای تغییر ساختار ریختگی استفاده می‌شود. سمی بودن آنتیموان، میل ترکیبی بالای سدیم و کاهش سیالیت مذاب از معایب به‌کارگیری آنتیموان و سدیم می‌باشند. استرانسیوم نیز به عنوان یک اصلاح‌کننده به میزان $500-1000 \text{ ppm}$ در آلیاژهای *Al-Si* استفاده می‌شود. استرانسیوم به صورت آمیزان *Al-Sr* به مذاب افزوده می‌شود.

تولید آمیزان *Al-Sr* به روشهای مختلفی گزارش شده است. با توجه به عدم دسترسی به اطلاعات روش‌های صنعتی، چند روش تولید این آمیزان که در مقالات و *patent* ها به آنها اشاره شده، به صورت خلاصه بیان می‌شوند. [۱-۳]

یکی از روشهای تولید آمیزان با استفاده از استرانسیوم احیا شده می‌باشد [۱]. در این روش ابتدا آلومینیم مذاب تا دمای $700-800^\circ\text{C}$ حرارت داده شده و سپس استرانسیوم به میزان مورد نظر در مذاب حل می‌شود. از آنجایی که تبخیر استرانسیوم موجب تلفات این عنصر می‌شود میزان $0.1-0.05\%$ برلیوم به مذاب اضافه می‌شود که یک لایه پوشش نمکی بی‌اثر بر روی مذاب ایجاد می‌نماید. سپس استرانسیوم را که در ورق‌های آلومینیم پیچیده شده به مذاب اضافه می‌نمایند. هنگام افزودن استرانسیوم مذاب را تکان داده تا عمل انحلال بهتر صورت گیرد، این ارتعاش به گونه‌ای است که لایه نمکی روی مذاب از بین نرود.

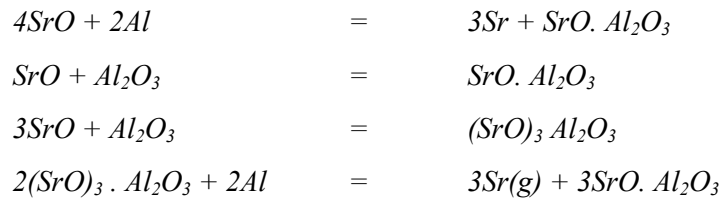
در یک روش دیگر کربنات استرانسیوم را به مذاب آلومینیم در دمای 900°C افزوده و دمای مذاب را به 1000°C می‌رسانند [۲]. سپس برای جلوگیری از اکسید شدن استرانسیوم، منیزیم فلزی را بر سطح مذاب اسپری نموده، درجه حرارت مذاب را به 700°C رسانده و ریخته‌گری می‌نمایند. منیزیم را می‌توان به صورت نمکی مرکب از *KCl*، *CaF* و *MgCl₂* به مذاب افزود.

روش دیگر تولید آمیزان بر اساس احیا آلومینوترمی *SrO* می‌باشد [۴]. بدین منظور اکسید استرانسیوم به آلومینیم مذاب اضافه می‌شود. آزمایشات در گزارش مزبور با مذاب 1200°C انجام شده‌اند. مشکل اصلی این روش اکسید شدن مجدد استرانسیوم، تبخیر و بازیافت کم آن بوده است.

با توجه به سادگی روش آلومینوترمی و تحقیقات قبلی انجام شده در این زمینه در کشور [۴] بررسیهای ترمودینامیکی جهت بهبود این روش انجام گرفته است که موضوع این مقاله می‌باشد. لازم به ذکر است آزمایشاتی در این خصوص با شرایط محاسبه شده در این مقاله انجام گرفته که موضوع گزارش دیگری خواهد بود. در این مقاله محاسبات شرایط بهینه ترمودینامیکی برای تولید آمیزان $Al-Sr$ ارائه می‌گردد. در عین حال سعی بر آن است که مطالب به صورت ارائه یک روش محاسبات ترمودینامیکی به کمک نرم‌افزار $FACT$ [۵] با موضوع تولید آمیزان $Al-Sr$ ارائه گردد.

روش تحقیق

در روش آلومینوترمی تولید آمیزان $Al-Sr$ آلومینیم مذاب به عنوان احیاکننده اکسید استرانسیوم و پایه آمیزان برای حل کردن استرانسیوم استفاده می‌شود. در این سیستم اکسید آلومینیم تولید شده با بخشی از SrO ترکیب $SrO(Al_2O_3)$ را ایجاد می‌نماید. واکنش‌های شناخته شده در این سیستم به قرار زیر می‌باشند [۶]:



برای رسیدن به بهترین شرایط ترمودینامیکی با استفاده از نرم افزار $FACT$ شرایط مختلف انجام واکنش در نظر گرفته شده و نتایج از نظر درصد استرانسیوم باقی‌مانده در مذاب و موازنه گرمایی (تغییرات آنتالپی واکنش) مورد بررسی قرار گرفته‌اند.

مبنای محاسبات حالت تعادل حداقل کردن انرژی آزاد گیبس ترکیبات باقی‌مانده می‌باشد. برای این منظور نرم‌افزار با استفاده از بانک اطلاعاتی جامع انرژی آزاد گیبس ترکیبات موجود در سیستم بسته را محاسبه می‌نماید و با تغییر تعداد مول اجزا به صورت سیستماتیک و موازنه جرم همزمان، انرژی آزاد گیبس کل سیستم را محاسبه می‌نماید. این تغییر تا رسیدن به وضعیتی که انرژی آزاد کل سیستم حداقل شود ادامه می‌یابد.

از آنجائیکه حالت تعادل سیستم به شرایط نهایی بستگی دارد، حالت ورودی مواد در نتیجه محاسبات تاثیر نداشته و لذا می‌توان مواد ورودی را به صورت عناصر یا ترکیبات در نظر گرفت. البته شرایط اولیه برای محاسبه تغییرات انتالپی اهمیت داشته که در موارد استفاده شده به آن اشاره خواهد شد. ذیلاً یک نمونه اطلاعات ورودی آورده شده است. پس از محاسبات حالت تعادل اطلاعات خروجی به فرم زیر خواهد بود.

Equilibrium Input:

(gram) $2 SrO + 8Al + 0.02Si + 0.03Fe =$

(298K, 1ATM, S) (1273K, 1ATM, L) (298K, 1ATM, S) (298K, 1ATM, S)

Equilibrium Output:

0.10000 litre (99.991 vol% Sr
+ 0.83785E-02 vol% Al
+ 0.63300E-03 vol% Sr₂
+ 0.29550E-03 vol% Al₂O
+ 0.10336E-03 vol% Sr₂O
+ 0.14679E-06 vol% Al₂
+ 0.94965E-07 vol% SiO
+ 0.86366E-07 vol% Fe
+ 0.76106E-08 vol% Si)
(1273.0K, 0.1795E-02 atm, gas_ideal)

+ 9.0579 gram (85.446 wt.% Al
+ 14.002 wt.% Sr
+ 0.33120 wt.% Fe
+ 0.22080 wt.% Si)
(1273.00 K, 0.17950E-02 atm, liquid)

+ 0.99200 gram (SrO)(Al₂O₃)
(1273.0K, 0.1795E-02 atm, S2, a= 1.00)

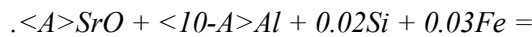
DELTA H (J) DELTA G(J)
1.532E+02 -4.773E+02

نتایج و بحث

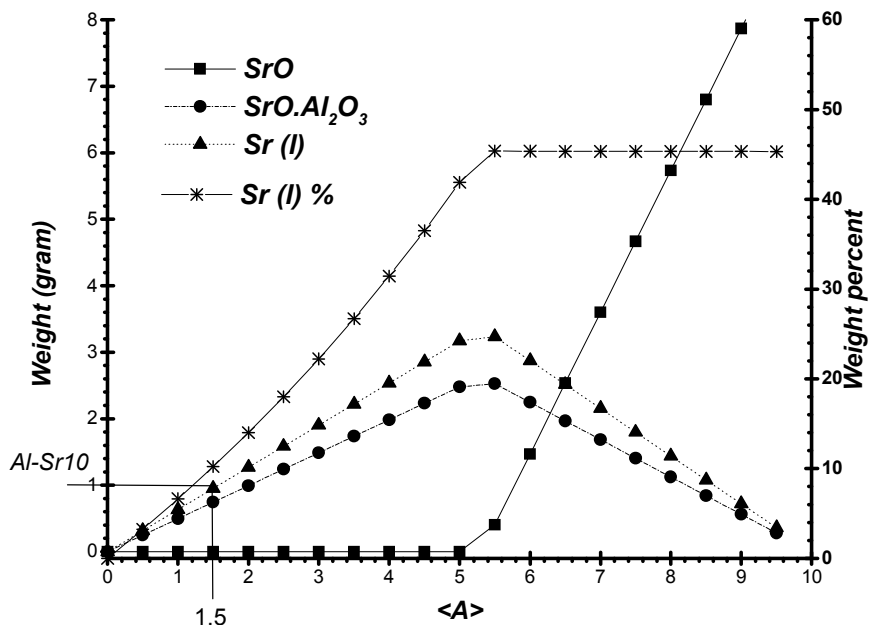
محاسبات در شرایط مختلفی انجام شده اند. موارد مورد بررسی به ترتیب، تغییرات نسبت اکسید استرانسیوم به آلومینیم، درجه حرارت، فشار سیستم، اتمسفر محافظ و مواد افزودنی می باشند.

بررسی نسبت مخلوط $Al-SrO$

برای بررسی نسبت مخلوط SrO به Al به صورت زیر به عنوان اطلاعات ورودی استفاده شده است. مقادیر سیلیسیوم و آهن با توجه به حضور این عناصر در ترکیب آمیزان به صورت تقریبی در نظر گرفته شده اند. درجه حرارت انجام واکنش $1000^{\circ}C$ و فشار سیستم یک اتمسفر می باشد. سیستم بسته بوده و امکان تبخیر تا زمانی که فشار بخار اجزا به یک اتمسفر نرسد وجود ندارد

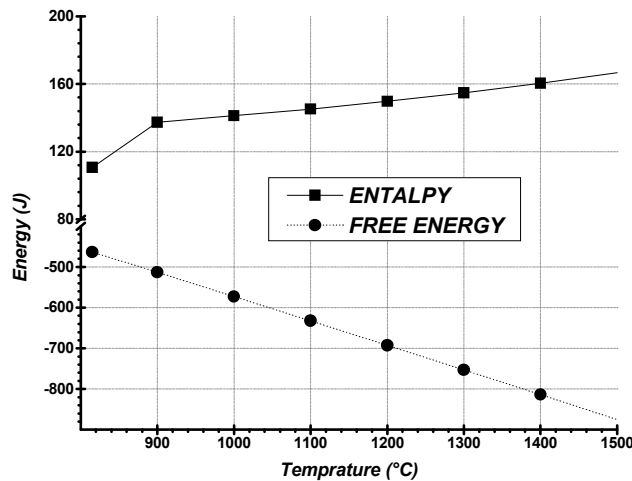


ضرائب ترکیبات به گرم می باشند. با تغییر A (مقدار SrO) از صفر تا $9/5$ نسبت SrO به Al تغییر یافته و حالت تعادل محاسبه می شود. نتایج محاسبات در شکل ۱ رسم شده اند. میزان استرانسیوم



شکل ۱. تغییر محصولات واکنش با نسبت SrO به Al

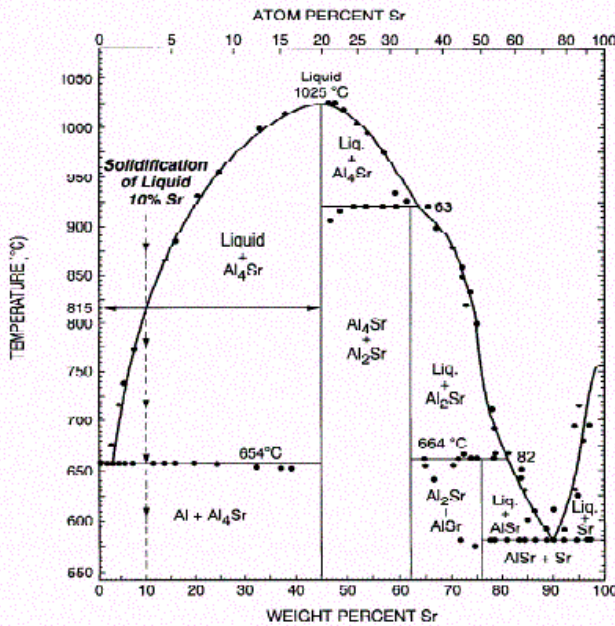
حل شده در مذاب با افزایش نسبت SrO به Al افزایش می‌یابد. این روند افزایشی تا نسبت برابر SrO به Al ادامه داشته و سپس با کاهش آلومینیم مذاب میزان احیا استرانسیوم کاهش یافته و نتیجتاً میزان استرانسیوم حل شده در مذاب کم می‌شود. همزمان با احیا استرانسیوم، Al_2O_3 تشکیل شده با SrO باقیمانده ترکیب $SrO(Al_2O_3)$ را به وجود می‌آورد. با توجه به گرماگیر بودن واکنش احیا SrO با آلومینیم، گرمای لازم برای انجام واکنش با پیشرفت واکنش افزایش می‌یابد. شکل ۲ تغییرات انتالپی واکنش را با تغییر نسبت SrO به Al نشان می‌دهد. درجه حرارت مواد قبل و بعد از واکنش برابر در نظر گرفته شده است. با توجه به شکل ۱ وقتی نسبت SrO به Al از یک بیشتر می‌شود ($A=5$) بخشی از SrO در سیستم باقی مانده و احیا نمی‌شود. لذا برای بهره‌گیری از تمام SrO در واکنش نسبت SrO به Al باید کمتر از یک باشد. از طرفی با توجه به گرماگیر بودن واکنش، تأمین گرمای مورد نیاز واکنش احیا باید در نظر گرفته شود. در غیر این صورت می‌بایست با محاسبات واکنش آدیاباتیک دمای محصولات واکنش را تعیین و حالت تعادل را در آن دما به دست آورد. در بخش‌های بعدی آمیزان $Al-Sr10$ در نظر گرفته شده است. با توجه به شکل ۱ برای ترکیب آمیزان $Al-Sr10$ مقدار SrO مورد نیاز $1/5$ گرم و آلومینوم مذاب مورد نیاز $4/5$ گرم خواهد بود.



شکل ۲. تغییر انتالپی و انرژی آزاد گیبس با دما

اثر درجه حرارت

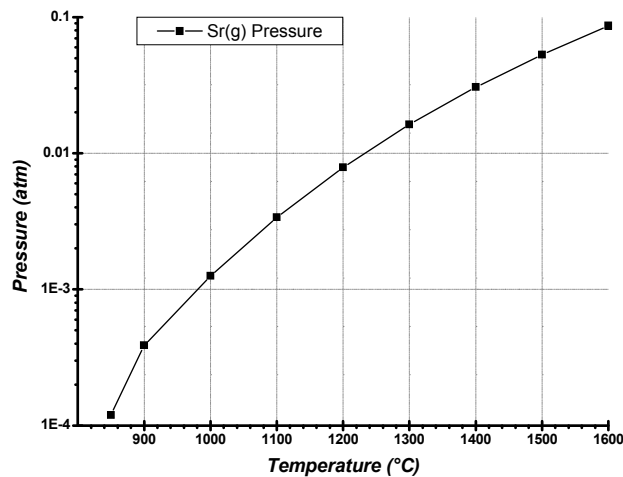
با مراجعه به دیاگرام دوتائی $Al-Sr$ (شکل ۳) درجه حرارت لیکیدوس برای آمیزان $Al-Sr10$ برابر با $815^\circ C$ می باشد به عبارت دیگر حداقل دما برای حضور فاز مذاب $Al-Sr10$ $815^\circ C$ می باشد. محاسبات حالت تعادل در دماهای مختلف بین $815^\circ C$ تا $1500^\circ C$ نشان می دهد تغییری در محصولات واکنش اتفاق نمی افتد. البته چنانچه محاسبات در یک سیستم با امکان تبخیر انجام شوند با توجه به افزایش فشار



شکل ۳. دیاگرام دوتائی آلومینیوم - استرانسیوم

بخار استرانسیوم (شکل ۴) با افزایش دما، میزان تبخیر استرانسیوم متناسب با فشار بخار استرانسیوم و فضای موجود برای فاز گازی در محفظه واکنش تغییر می کند.

لذا در سیستم تحت بررسی دما در محدوده مورد نظر تأثیر جدی از نظر ترمودینامیکی نداشته و اثر آن باید از نظر سینتیکی بر سرعت انجام واکنشها و تبخیر استرانسیوم دیده شود. البته چنانچه لازم باشد گرمای لازم برای واکنشها را توسط گرمای محسوس آلومینیم مذاب تأمین نمود می توان با تغییر دمای آلومینیم مذاب و در نظر گرفتن دمای اولیه SrO درجه حرارت آدیاباتیک محصولات واکنش را نیز محاسبه نمود. چنانچه تغییرات انتالپی در بازه دمایی $1500-850^\circ C$ محاسبه شود، گرمای مورد نیاز برای احیا یک و نیم گرم SrO تقریباً 140 ژول خواهد بود. تغییرات انرژی آزاد گیبس و انتالپی واکنش را برای درجه حرارت های مختلف در شکل ۲ نشان داده شده است.



شکل ۴. تغییر فشار بخار استرانسیوم با دما

اثر اتمسفر محیط و فشار

برای بررسی اثر اتمسفر، هوا، نیتروژن، آرگون و محفظه خلا به عنوان محیطهای اکسید کننده و خنثی در نظر گرفته شدند. تولید آمیزان در اتمسفر هوا باعث اکسید شدن استرانسیوم و آلومینیم می شود. در این شرایط عملاً احیا SrO و تولید آمیزان امکان پذیر نخواهد بود. حضور نیتروژن در سیستم موجب تشکیل ترکیب AlN شده و کاهش آلومینیم لازم برای احیا را به همراه خواهد داشت. لذا از نیتروژن نمی توان به عنوان یک گاز خنثی استفاده نمود گاز آرگون احیا SrO را تسهیل نموده و از نظر شرایط انجام واکنش با حالتی که سیستم بسته بدون امکان تبخیر بررسی شد تشابه دارد، اما فضای گاز آرگون امکان تبخیر استرانسیوم را متناسب با فشار بخار آن فراهم می نماید. لذا بسته به حجم محفظه واکنش بخشی از استرانسیوم تبخیر می شود. در صورت استفاده از خلا نیز شرایط مشابه گاز آرگون بوده و میزان تلفات استرانسیوم بستگی به حجم محفظه واکنش خواهد داشت. باید دقت شود که چنانچه از سیستم خلا استفاده کنیم، در شرایط واقعی حفظ خلا مورد نیاز با تخلیه گازهای ایجاد شده در سیستم ممکن می شود که با توجه به فشار بخار استرانسیوم کاهش پیوسته استرانسیوم در سیستم را به دنبال خواهد داشت. بدیهی

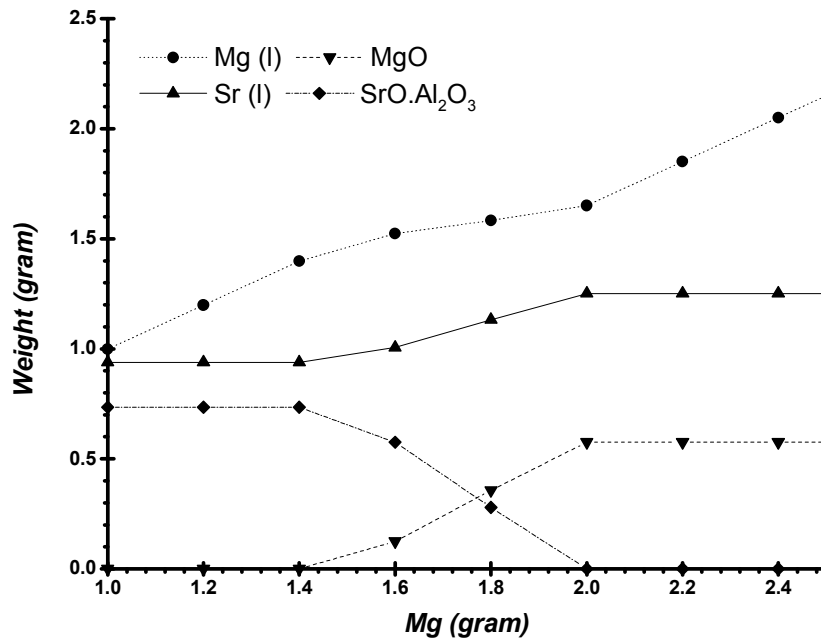
است اتلاف استرانسیوم در صورت استفاده از جریان گاز آرگون به جای سیستم بسته، با شدت کمتری واقع می‌شود.

اثر مواد افزودنی

به‌منظور جلوگیری از تشکیل $SrO(Al_2O_3)$ و بازیابی بیشتر استرانسیوم، ایجاد شرایط احیایی شدیدتر مفید به نظر می‌رسد. بدین منظور اثر افزودن عناصری با قدرت احیاکنندگی بالا مثل منیزیم و کلسیم را بررسی می‌نماییم.

منیزیم Mg

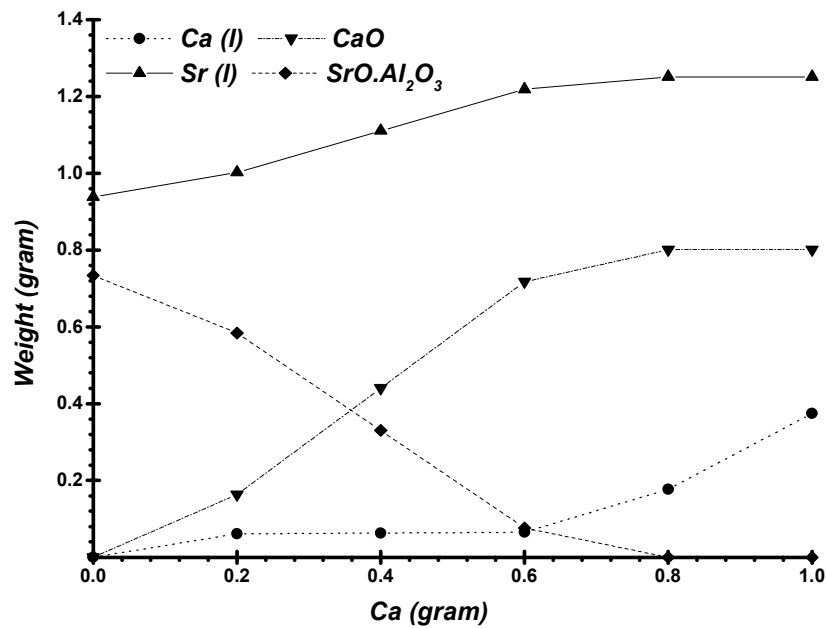
شکل ۵ اثر افزودن منیزیم به سیستم را نشان می‌دهد. با افزایش منیزیم در سیستم ابتدا مقداری منیزیم در مذاب حل شده و با افزایش فعالیت منیزیم $SrO(Al_2O_3)$ تجزیه و MgO تشکیل می‌گردد. این واکنش باعث افزایش استرانسیوم احیاشده و در نتیجه افزایش میزان آن در مذاب $Al-Sr$ می‌گردد.



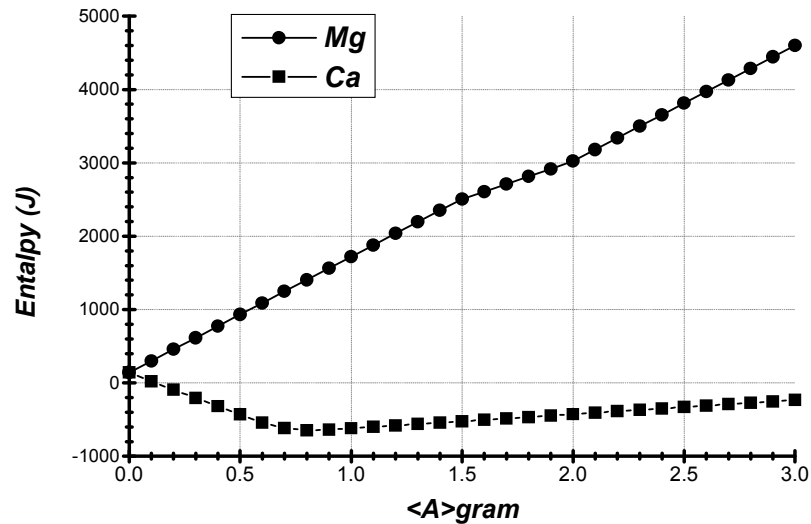
شکل ۵. تغییر محصولات واکنش با افزودن منیزیم

کلسیم Ca

حضور کلسیم نیز باعث ایجاد شرایط احیایی شدیدتر و در نتیجه افزایش استرانسیوم حل شده در آلومینیم می‌گردد. شکل ۶ نشان می‌دهد که با مقادیر کمتری کلسیم نسبت به منیزیم می‌توان از به وجود آمدن ترکیب $SrO(Al_2O_3)$ جلوگیری نمود. از طرفی با توجه به انتالپی پایین‌تر تشکیل اکسید کلسیم، افزایش کلسیم باعث بهبود موازنه انرژی می‌شود. شکل ۷ انتالپی سیستم را با افزایش کلسیم و منیزیم نشان می‌دهد.



شکل ۶. تغییر محصولات واکنش با افزودن کلسیم



شکل ۷. تغییر انتالپی واکنش با افزودن منیزیم و کلسیم

نتیجه‌گیری

- محاسبات حالت تعادل در شرایط مختلف ترمودینامیکی برای سیستم احیا آلومینوترمی اکسید استرانسیوم با کمک نرم‌افزار *FACT* انجام شد و به صورت *Case Study* ارائه گردید.
- محاسبات نشان می‌دهند نسبت SrO به Al در ترکیب اولیه نمی‌تواند بیشتر از یک باشد.
- درجه حرارت در محدوده $850^{\circ}C$ تا $1500^{\circ}C$ تأثیر مهمی بر شرایط احیا SrO ندارد.
- درجه حرارت بهینه باید برای سرعت مناسب واکنش و حداقل نمودن اتلاف استرانسیوم در شرایط واقعی با انجام آزمایشات تعیین شود.

- برای تولید آمیزان $Al-Sr$ استفاده از اتمسفر خنثی و مواد احیاکننده مانند Mg و Ca یا ترکیبات آنها مناسب می‌باشد. حضور عناصر Mg و Ca از تشکیل $SrO(Al_2O_3)$ جلوگیری کرده و بازیابی استرانسیوم را افزایش می‌دهد.

مراجع

- 1-Aluminum Suisse SA, "Aluminum- Strontium Master Alloy", German patent DT2658308, Filed Dec 3, 1976.
- 2-Veb Manfeld-Komb Wilhel, "Aluminum-Strontium Master Alloy Production", German patent, DL126984, Filed Mar 1, 1976.
- 3-Zyilian. et al, "Strontium-aluminum intermetallic alloy granules" US patent, 6132530, Filed Oct 17, 2000.
- ۴- اعظم عراقی، پایان‌نامه کارشناسی ارشد، "ساخت آمیزان $Al-Sr$ از سنگهای معدنی استرانسیوم به منظور بهسازی آلیاژهای یوتکتیک"، دانشگاه آزاد اسلامی شاهرود، ۱۳۷۸.
- 5-Facility for the Analysis of Chemical Thermodynamics, CRCT Ecole Polytechnique, Canada.
- 6-Shelest L.N., nauch.tr.tos.n.-i.iproeketin-t redkom.prom-sti giredmet,1980.