

استفاده از روش DTA-XRD جهت تعیین محدوده خود به خودی فرآیند γ-TiAl که تولید KRH

علیرضا کمالی^{*}، سید محمد مهدی هادوی^۱ و حکمت رضوی زاده^۲

۱- تهران- نارمک- دانشگاه علم و صنعت ایران- دانشکده مهندسی مواد و متالورژی

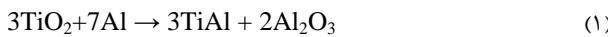
۲- تهران- دانشگاه صنعتی مالک اشتر

چکیده

فرآیند KRH یک روش جدید جهت تولید ترکیب بین فلزی آلومیناید تیتانیم بر مبنای یک فرآیند پیچیده سنتز احتراقی میان مواد اولیه شامل $KClO_4$ و $Ca Al TiO_2$ می باشد. در این مقاله با استفاده از سنجش دما در محفظه واکنش و همچنین استفاده از تجزیه های XRD و DTA پدیده های روی داده در محدوده های مختلف دمایی بررسی و محدوده ای از دما که فرآیند دارای رفتار خود به خودی می باشد، مشخص شده است. واکنش میان ماده پرانرژی Ca و $KClO_4$ منجر به اشتعال فرآیند و آغاز حالت خودپیش روندگی می شود.

واژه های کلیدی: فرآیند KRH، سنتز احتراقی، آلومیناید تیتانیم، محدوده خود به خودی، دمای احتراق

تولید است. در این روش از پودر عنصری تیتانیم و آلومینیم استفاده می شود [۱۰]. همچنین پودر کامپوزیتی آلومیناید تیتانیم-آلومینا بوسیله واکنش آلومینوترمیک^۳ زیر تولید شده است [۱۱]:



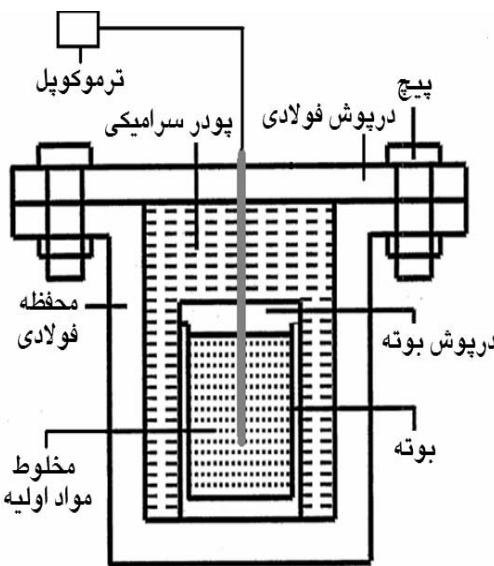
اخيراً یک روش جدید بر مبنای واکنش زیر موسوم به فرآیند KRH^۴ جهت تولید شمش غیر کامپوزیتی آلومیناید تیتانیم از TiO_2 ابداع شده است [۱۲]:

2- Aluminothermic Reaction
3- Kamali-Razavizadeh-Hadavi
* Email: alirezakam@yahoo.com

۱. مقدمه

فرآیند سنتز احتراقی^۱ نخستین بار تحت عنوان فرآیند آلومینوترمیک برای احیاء فلزات از اکسید آنها بوسیله آلومینیم اجرا شد [۱]. ویژگی این فرآیند گرمای زیاد آزاد شده در خلال فرآیند است [۲]. امروزه این فرآیند مفهوم بسیار وسیع تری یافته و روش شناخته شده ای برای تولید فلزات [۳]، سرامیک ها [۴] و همچنین ترکیب های بین فلزی [۵-۷] هستند. ترکیب بین فلزی آلومیناید تیتانیم (TiAl) که در توسعه ادوات هوایی از نقش حائز اهمیتی برخوردار می باشد [۸-۹]، به روش سنتز احتراقی قابل

1- Combustion Synthesis



شکل ۱- محفظه واکنش

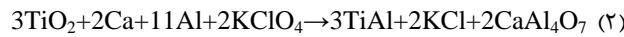
۳-۲ روشن کار

فرآیند که به فرآیند KRH موسوم است در مرجع [۱۲] تشریح شده است. جهت شناسایی دمای واکنش های انجام شده از تجزیه گرمایی تفاضلی^۳ با استفاده از یک دستگاه DTA تحت جریانی از گاز آرگون با خلوص آزمایشگاهی با نزدیکی قرار دارد. جزئیات بیشتر این فرآیند که به فرآیند KRH موسوم است در مرجع [۱۲] تشریح شده است. جهت شناسایی دمای واکنش های انجام شده از تجزیه گرمایی تفاضلی^۳ با استفاده از یک دستگاه DTA تحت جریانی از گاز آرگون با خلوص آزمایشگاهی با نزدیکی قرار دارد. جزئیات بیشتر این فرآیند که به فرآیند KRH موسوم است در مرجع [۱۲] تشریح شده است. جهت شناسایی دمای واکنش های انجام شده از تجزیه گرمایی تفاضلی^۳ با استفاده از یک دستگاه DTA تحت جریانی از گاز آرگون با خلوص آزمایشگاهی با نزدیکی قرار دارد. جزئیات بیشتر این فرآیند که به فرآیند KRH موسوم است در مرجع [۱۲] تشریح شده است.

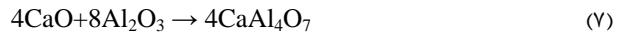
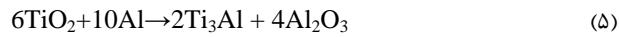
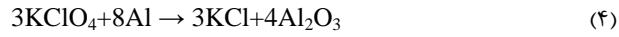
۳. یافته ها

محصول بدست آمده از فرآیند KRH در شکل (۲) مشاهده می شود. این محصول شامل ترکیب بین فلزی $TiAl$ و سرباره $CaAl_4O_7$ است.

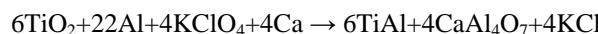
3- Differential Thermal Analysis



محصولات این فرآیند شامل ترکیب بین فلزی آلومیناید تیتانیم ($TiAl$) و گروزیت^۱ ($CaAl_4O_7$) بصورت دو فاز جداگانه است [۱۳]. مراحل انجام فرآیند فوق به صورت زیر پیشنهاد شده است [۱۴]:



واکنش کلی: (۸)



جهت انجام واکنش فوق بایستی مواد اولیه تا دمای آغاز واکنش خود به خودی گرمادهی شوند. بنابراین شناسایی محدوده‌ی دمای خود به خودی فرآیند فوق حائز اهمیت است. در این تحقیق این محدوده به کمک تجزیه XRD و DTA مشخص شده است.

۲. مواد و روش تحقیق

۲-۱ مواد

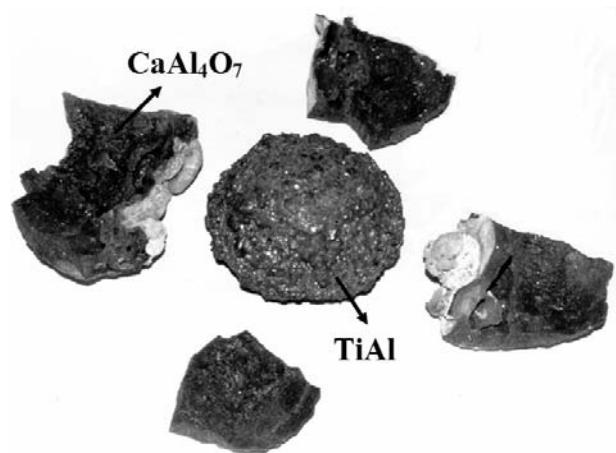
مواد اولیه Al , TiO_2 و $KClO_4$ بصورت پودر و در اندازه ذرات کوچکتر از $100\text{ }\mu\text{m}$ همگی با خلوص بالاتر از ۹۹/۹٪ و کلسیم نیز به شکل گرانول با درجه خلوص بالاتر از ۹۹/۹٪ همگی از شرکت مرک تهیه شدند. جهت انجام فرآیند از یک محفظه واکنش از جنس فولاد زنگ نزن ۳۱۶ به قطر داخلی ۱۵ و ارتفاع ۲۵cm استفاده شد.

۲-۲ دستگاهها

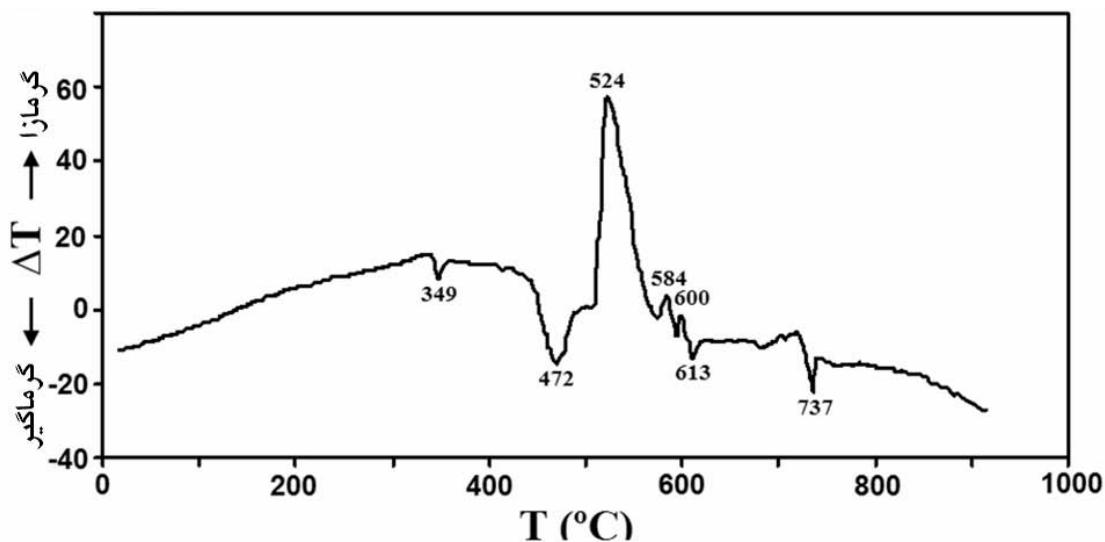
جهت انجام فرآیند سنتز احتراقی و تولید ترکیب بین فلزی آلومیناید تیتانیم و همچنین رسم نمودار دما- زمان در فرآیند مزبور از محفظه واکنش نشان داده شده در شکل (۱) استفاده شد. محفظه واکنش شامل یک محفظه فولادی فلنگ دار است. جهت اندازه گیری دما در مخلوط شارژ از یک مدل بوفالوکنکس^۲ با المان های تنگستن- رنیم دارای غلاف زیرکونیا-آلومینا به قطر ۸mm استفاده شد.

1- Grosite

2- Conax Buffalo



شکل ۲- محصول فرآیند KRH

شکل ۳- نمودار ترمومگرام واکنش بین مواد اولیه $3\text{TiO}_2+2\text{Ca}+11\text{Al}+2\text{KClO}_4$

همانگونه که از شکل (۴) مشاهده می‌شود، شب منحنی در دمای 50.5°C به شدت افزایش یافته و بیشینه دمای بدست آمده 195.0°C است. ایجاد تغییر ناگهانی در شب منحنی مزبور نشانگر وقوع تحولات گرمaza در سیستم می‌باشد.

۴. بحث

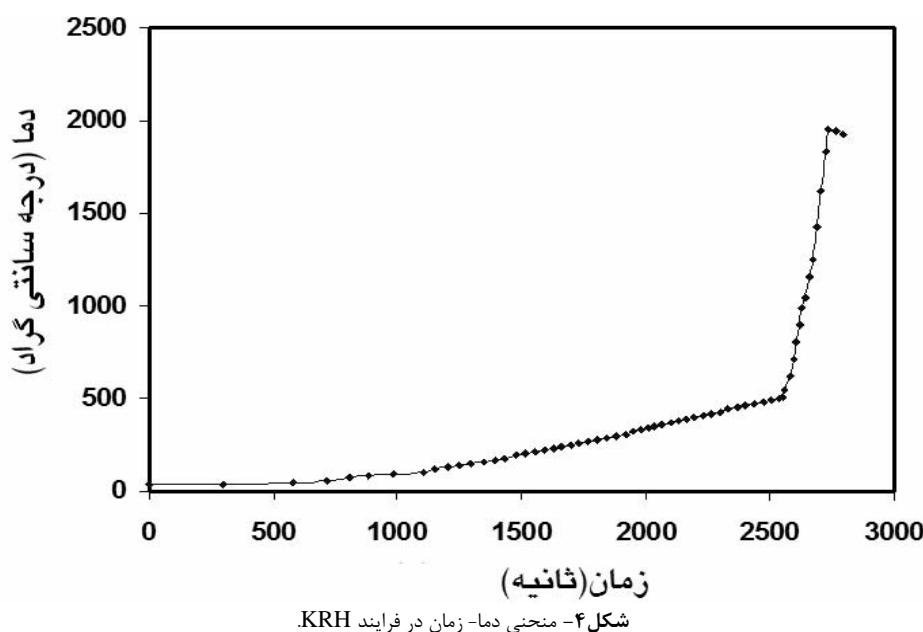
به منظور شناسایی نوع واکنش‌های انجام شده در محل پیکهای حاصل از تجزیه حرارتی DTA (شکل ۳)، نمونه‌ها در دستگاه DTA تا دماهای قبل و بعد از پیکهای (دماهای 400°C ، 500°C ، 573°C ، 591°C و 800°C)

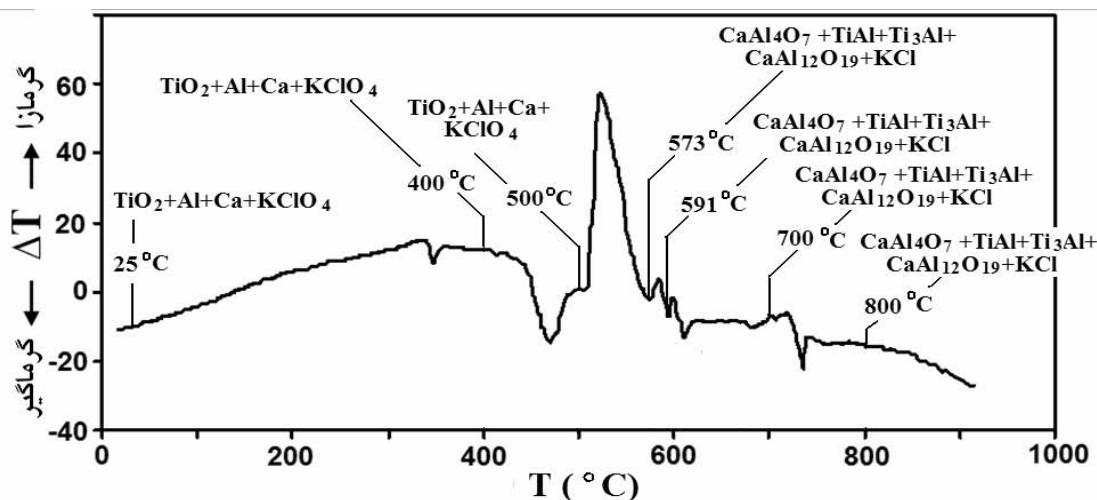
جهت شناسایی دمای واکنش‌های انجام شده، مخلوط مواد اولیه تحت تجزیه حرارتی DTA قرار گرفت (شکل ۳). مطابق با شکل مزبور دو پیک گرمائیگر در دماهای 349°C و 472°C وجود دارد. سپس یک پیک گرمaza در دمای 524°C و به دنبال آن دو پیک گرمaza در دماهای 584°C و 600°C و یک پیک گرمائیگر در دمای 613°C و در نهایت یک پیک گرمائیگر در دمای 737°C مشاهده می‌شود.

به منظور سنجش دمای سیستم در زمان‌های مختلف از سیستم نشان داده شده در شکل (۱) استفاده شد. نمودار دما-زمان در شکل (۴) نشان داده شده است.

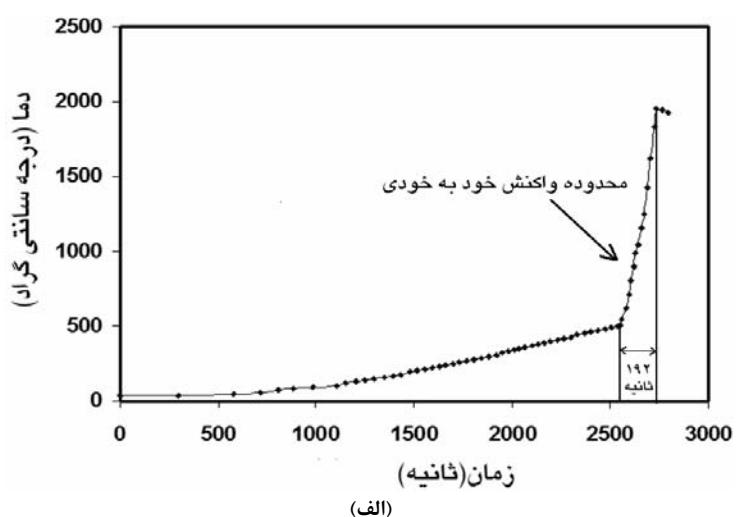
در نهایت آخرین پیک در دمای 737°C مرتبط با ذوب KCl می باشد [۱۴]. از شکل(۵) قابل مشاهده است که پس از وقوع پیک گرمaza در دمای 524°C نتایج تجزیه های XRD انجام شده در تمامی دمایها یکسان بوده و عبارت از $\text{CaAl}_4\text{O}_7\text{-TiAl-Ti}_3\text{Al-CaAl}_{12}\text{O}_{19}$ محصولات نهایی فرآیند یعنی 524°C می باشند. به عبارت دیگر پس از وقوع پیک گرمaza در دمای 524°C متوقف کردن گرمایش، تاثیری در فرآیند نداشته و فرآیند به صورت خود به خودی پیشرفت می کند. همانگونه که از شکل(۴) بر می آید دمای اشتعال (Ignition Temperature) فرآیند معادل 50.5°C بوده و در این دما واکنش آغاز می شود. دمای احتراق (Combustion Temperature) نیز 1950°C است. در شکل ۶-الف محدوده زمانی بین دمای اشتعال و دمای احتراق سیستم نشان داده شده است. در شکل(۶-ب)، منحنی DTA از حرارت دهی مواد اولیه بر حسب زمان نشان داده شده است. همانگونه که از شکل ۶ بر می آید محدوده زمانی میان دمای اشتعال و دمای احتراق سیستم که در آن محدوده سیستم در حالت خود به خودی می باشد، معادل 192°C ثانیه می باشد. از سوی دیگر محدوده زمانی وقوع پیک های گرمaza در نمودار DTA معادل 228°C ثانیه می باشد. با توجه به تطابق مناسب محدوده های زمانی فوق، محدوده پیک گرمaza اول تا پیک گرمaza سوم را در منحنی DTA در محدوده دمایی 50.5°C تا 1950°C محدوده زمانی 2552°C الی 2744°C از شروع واکنش در محفظه واکنش، محدوده خود به خودی فرآیند KRH می باشد. در این محدوده، انجام واکنش نیاز به انرژی خارجی نداشته و فرآیند به صورت خود به خود انجام می پذیرد.

حرارت دهی شده و سپس نمونه از دستگاه خارج شده و مورد مطالعه XRD قرار گرفتند. در شکل(۵) منحنی DTA حاصل از گرمایش مواد اولیه و نتایج تجزیه XRD در دمایها مختلف به صورت یک جا نشان داده شده است. مطابق با این شکل با گرمایش مواد تا قبل از پیک گرمaza فاز جدیدی تشکیل نمی شود. قابل مشاهده است که یک پیک گرمaga در دمای 349°C وجود دارد. این پیک مربوط به استحاله فازی پرکلرات پتاسیم از ساختار رومبیک به ساختار مکعبی است. نتایج تحقیقات لی (Lee) و همکاران [۱۵] میان وجود این تغییر ساختار در دمای حدود 300°C است. دومین پیک در دمای 472°C مربوط به استحاله فازی Ca از bcc به fcc می باشد. مطابق با تحقیقات انجام شده [۱۶] این استحاله در حالت تعادلی در دمای حدود 467°C روی می دهد. با توجه به مکانیزم پیشنهادی برای این فرآیند (روابط ۴ و ۳)، سومین پیک در دمای 524°C مرتبط با واکنش بین KClO_4 و CaO بوده که منجر به تشکیل CaO و KCl می گردد. مقادیر اضافه KClO_4 در همان دما با Al واکنش می دهد. دو پیک گرمaza در دمایها 584°C و 60°C وجود دارد. مطابق با این پیک ها، یک مکانیزم دو مرحله ای متناظر با روابط ۵ و ۶ برای تولید TiAl پیشنهاد شده است [۱۴]. از سوی Al_2O_3 و CaO می باشد. این واکنش منجر به تشکیل فاز CaAl_4O_7 می شود (رابطه ۷). قابل ذکر است که گرمای تشکیل گروزیت در دمای 886K معادل $+928\text{kcal}$ می باشد.

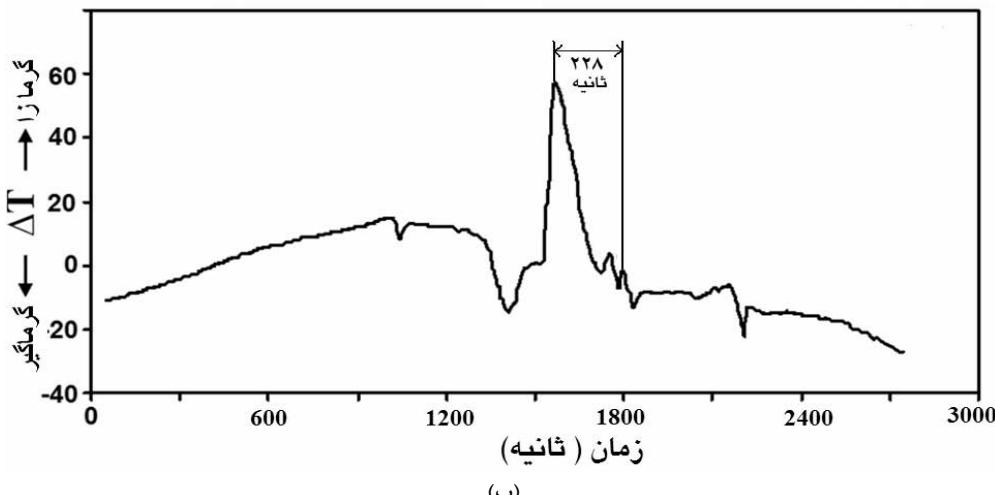




شکل ۵- نمودار DTA به همراه نتایج تجزیه XRD در دماهای مختلف



(الف)



(ب)

شکل ۶- (الف) منحنی دما-زمان و (ب) منحنی DTA بر حسب زمان گرمایش

۵. نتیجه گیری

- واکنش زیر در یک محفظه واکنش ویژه منجر به تولید ترکیب بین فلزی آلمینیايد تیتانیم و گروزیت می شود:
- $$3\text{TiO}_2 + 2\text{Ca} + 11\text{Al} + 2\text{KClO}_4 \rightleftharpoons 3\text{TiAl} + 2\text{KCl} + 2\text{CaAl}_4\text{O}_7$$
- مطلوب با بررسی های به عمل آمده فرآیند فوق در اثر واکنش میان KClO_4 و Ca مشتعل می شود. این فرآیند در محدوده دمایی 50°C تا 195°C و محدوده زمانی ۲۵۵۲ تا ۲۷۴۴ ثانیه به صورت خود به خودی صورت گرفته و قطع گرمایش سیستم در این محدوده، تأثیری در نوع محصولات نهایی ندارد. بنابراین استفاده بهینه از انرژی درونی ذرات در افزایش دمای سیستم عدم نیاز به انرژی خارجی، از مزایای مهم فرآیند KRH می باشد.

۶. مراجع

- [1]. Goldschmidt,H. and Vautin,T., "Reduction of Oxides with Aluminum", J.Soc.Chem.Ind.19, pp.543 (1898).
- [2]. Carlson,O.N., "Reduction of Oxides by Metals", Progress in Extractive Metallurgy, Vol.1, pp.187-206 (1973).
- [3]. Perfect,F.H., "Aluminothermic Chromium and Chromium Alloys", Metallurgical Transactions B, Process Metallurgy,12B, pp.611-613 (1981).
- [4]. Patil,K.C., Aruna,S.T.and Ekambaram,S., "Combustion Synthesis", Current Opinion in Solid State Mater Sci, 2, pp.158-162 (1997).
- [5]. Ge,Z., "Combustion Synthesis of Ternary Carbide Ti_3AlC_2 in Ti-Al-C System", Journal of the European Ceramic Society 23, pp.567-574 (2003).
- [6]. Biswas,A., "Porous NiTi by thermal explosion mode of SHS: processing mechanism and generation of Single Phase microstructure", Acta Materialia 53, pp. 1415-1425 (2005).