



پایان نامه کارشناسی ارشد در مهندسی مکانیک - تبدیل انرژی

عنوان:

تحلیل عددی و بهینه‌سازی رشد نانولوله‌های کربنی با روش رسوب بخار شیمیایی در فشار اتمسفر

اساتید راهنما:

دکتر امین بهزاد مهر

دکتر طاهره فنایی

استاد مشاور:

دکتر حسین آتشی

تحقیق و نگارش:

بابک زاهد

(این پایان نامه از حمایت مالی معاونت پژوهشی دانشگاه سیستان و بلوچستان بهره‌مند شده است)

بهمن ۱۳۹۱

بسمه تعالی

این پایان نامه با عنوان تحلیل عددی و بهینه سازی رشد نانولوله های کربنی با روش رسوب بخار شیمیایی در فشار اتمسفر قسمتی از برنامه آموزشی دوره کارشناسی ارشد مهندسی مکانیک - تبدیل انرژی توسط دانشجو بابک زاهد با راهنمایی اساتید پایان نامه دکتر امین بهزاد مهر و دکتر طاهره فنایی تهیه شده است. استفاده از مطالب آن به منظور اهداف آموزشی با ذکر مرجع و اطلاع کتبی به حوزه تحصیلات تکمیلی دانشگاه سیستان و بلوچستان مجاز می باشد.

بابک زاهد

این پایان نامه ۶ واحد درسی شناخته می شود و در تاریخ توسط هیئت داوران بررسی و درجه به آن تعلق گرفت.

تاریخ

امضاء

نام و نام خانوادگی

استاد راهنما:

استاد راهنما:

استاد مشاور:

داور ۱:

داور ۲:

نماینده تحصیلات تکمیلی:



تعهدنامه اصالت اثر

اینجانب بابک زاهد تعهد می‌کنم که مطالب مندرج در این پایان‌نامه حاصل کار پژوهشی اینجانب است و به دستاوردهای پژوهشی دیگران که در این نوشته از آن استفاده شده است مطابق مقررات ارجاع گردیده است. این پایان‌نامه پیش از این برای احراز هیچ مدرک هم سطح یا بالاتر ارائه نشده است.

کلیه حقوق مادی و معنوی این اثر متعلق به دانشگاه سیستان و بلوچستان می‌باشد.

نام و نام خانوادگی دانشجو: بابک زاهد

امضاء

تقدیم به:

پدرم؛

که وجودش، استواری قدم‌هایم است.

سپاسگزاری

بر خود لازم می‌دانم از حمایت های دکتر امین بهزاد مهر، دکتر طاهره فغانی و دکتر حسین آتش، که در طول این دوره برای من پیش از استاد بودند، قدر دانی کنم.

همچنین از دوستان بزرگوارم، حسین احتشامی و حسن آذکیش که از مصاحبت و همفکری ایشان بهره بردم و تمامی کسانی که به نحوی در انجام این پایان نامه یاری ام کردند، تشکر می‌کنم.

چکیده

نانولوله‌های کربنی به دلیل خواص فیزیکی، حرارتی و الکتریکی فوق‌العاده، در طراحی قطعات الکترونیکی و میکروالکترومکانیکی، بسیار مورد توجه قرار گرفته‌اند. یکی از مهمترین تنگناها در تولید این نانوماده، تولید بالا با قیمت موثر می‌باشد که موضوع تحقیق بسیاری از پژوهشگران در دهه اخیر است. یکی از پرکاربردترین روش‌های تولید نانولوله کربنی، روش رسوب بخار شیمیایی (CVD) است که تولید نانولوله کربنی در حجم زیاد را امکان‌پذیر می‌سازد. نرخ تولید در این روش به پارامترهای مختلفی بستگی دارد. این پژوهش با استفاده از تحلیل عددی، به بررسی و مدل‌سازی پدیده‌های حاکم در تولید نانولوله کربنی در راکتور CVD می‌پردازد. در تحلیل نتایج، علاوه بر نرخ تولید، یکنواختی طول نانولوله‌های کربنی تولید شده نیز به عنوان پارامتری مهم مورد بررسی قرار می‌گیرد. در ادامه تاثیر دمای کوره، نرخ جریان مخلوط گاز ورودی، غلظت هیدروکربن ورودی، فشار، دمای مخلوط گاز ورودی و دمای پیش‌گرمکن، بر میزان تولید نانولوله کربنی مورد بررسی قرار می‌گیرد و نتایج تحلیل می‌گردد. در جهت بهینه‌سازی روش مورد استفاده، در مرحله بعد با استفاده از روش تاگوچی، شرایط بهینه برای رسیدن به نرخ تولید بالاتر نانولوله انتخاب می‌شود. نتایج و تحلیل‌های بدست آمده، قابل استفاده در صنایع مرتبط با تولید نانولوله کربنی است و تاثیر بسزایی در فهم رفتار و چگونگی رشد نانولوله کربنی و در نتیجه حل تنگنای این حوزه، مبنی بر تولید بالا با قیمت موثر، خواهد داشت.

کلمات کلیدی: نانولوله کربنی، رسوب بخار شیمیایی، تحلیل عددی، نرخ تولید، بهینه‌سازی

فهرست مطالب

صفحه	عنوان
۱	فصل اول: مقدمه
۲	پیشگفتار
۳	اهداف پژوهش
۴	روش انجام تحقیق
۴	ساختار پایان نامه
۶	فصل دوم: مروری بر پژوهش‌های انجام شده
۷	مقدمه
۷	مروری بر پژوهش‌های مهم اخیر
۱۲	فصل سوم: بررسی تئوری تحلیلی رشد نانولوله کربنی با روش رسوب بخار شیمیایی..
۱۳	نانولوله کربنی
۱۴	مکانیزم رشد نانولوله کربنی
۱۶	روش‌های تولید نانولوله کربنی
۱۶	روش رسوب بخار شیمیایی
۱۸	پدیده‌های رسوب بخار شیمیایی
۱۹	مزایا و معایب روش رسوب بخار شیمیایی
۱۹	انواع روش رسوب بخار شیمیایی
۲۱	روش رسوب بخار شیمیایی در فشار اتمسفر
۲۳	فرآیندهای رسوب بخار شیمیایی در فشار اتمسفر
۲۴	روابط حاکم بر پدیده‌های رسوب بخار شیمیایی در فشار اتمسفر
۳۲	جمع‌بندی
۳۳	فصل چهارم: بررسی تئوری عددی رشد نانولوله کربنی با روش رسوب بخار شیمیایی.
۳۴	مقدمه
۳۴	اهمیت روش‌های تحلیل عددی
۳۶	ساده‌سازی‌های مدل
۳۸	معادلات دیفرانسیل جزئی جریان سیال و انتقال حرارت

۴۰ معادلات غلظت گونه‌ها و واکنش‌های شیمیایی در فاز گازی و سطحی
۴۰ معادلات غلظت گونه‌ها
۴۱ نفوذ معمولی
۴۲ نفوذ حرارتی
۴۳ واکنش‌های فاز گازی
۴۳ واکنش‌های سطح
۴۴ معادلات نهایی برای غلظت گونه‌ها
۴۵ مکانیزم‌ها و واکنش‌های شیمیایی
۴۵ معادلات حالت
۴۵ شرایط مرزی
۴۵ سطوح بدون واکنش
۴۶ سطوح واکنش‌دهنده
۴۶ جریان ورودی
۴۷ جریان خروجی
۴۸ روش‌های حل عددی
۴۹ گسسته‌سازی معادلات عمومی انتقال با روش حجم محدود
۵۰ جمع‌بندی
	فصل پنجم: تعریف مسئله و مدل‌سازی رشد نانولوله کربنی با روش رسوب بخار
۵۱ شیمیایی
۵۲ هندسه مسئله
۵۲ تعریف مسئله
۵۳ معادلات حاکم مسئله
۵۴ مکانیزم‌ها و واکنش‌های شیمیایی مسئله
۵۶ روش حل عددی مسئله
۵۶ استقلال شبکه
۶۰ اعتبارسنجی
۶۰ جمع‌بندی
۶۲ فصل ششم: نتایج مدل‌سازی و بحث
۶۳ مطالعه تاثیر دمای کوره بر نرخ رشد و یکنواختی طول نانولوله کربنی
۷۱ مطالعه تاثیر نرخ جریان مخلوط گاز ورودی بر نرخ رشد و یکنواختی طول نانولوله کربنی
۷۸ مطالعه تاثیر غلظت هیدروکربن ورودی بر نرخ رشد و یکنواختی طول نانولوله کربنی
۸۴ مطالعه تاثیر فشار بر نرخ رشد و یکنواختی طول نانولوله کربنی

۹۲ مطالعه تاثیر دمای مخلوط گاز ورودی بر نرخ رشد و یکنواختی طول نانولوله کربنی
۹۳ مطالعه تاثیر دمای پیش گرمکن بر نرخ رشد و یکنواختی طول نانولوله کربنی
۹۵ جمع بندی
۱۰۰ فصل هفتم: بهینه سازی با روش طراحی آزمایش
۱۰۱ طراحی آزمایش
۱۰۱ اهداف طراحی آزمایش
۱۰۲ مفاهیم اولیه
۱۰۳ انواع روش های طراحی آزمایش
۱۰۴ روش تاگوچی
۱۰۶ فرآیندهای طراحی آزمایش
۱۰۶ مرحله برنامه ریزی
۱۰۷ مرحله اجرایی
۱۰۸ مرحله تجزیه و تحلیل
۱۰۸ تحلیل واریانس
۱۰۹ روش استاندارد
۱۱۰ شاخص دقت
۱۱۱ انتخاب شرایط بهینه
۱۱۲ مسئله حاضر
۱۱۲ طراحی آزمایش های پژوهش حاضر
۱۱۴ نتایج
۱۱۵ مطالعه نرخ تولید کلی نانولوله در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم
۱۱۹ مطالعه نرخ تولید کلی نانولوله در ناحیه کنترل شده با واکنش
۱۲۴ مطالعه یکنواختی نانولوله در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم
۱۲۸ مطالعه یکنواختی نانولوله در ناحیه کنترل شده با واکنش
۱۳۱ جمع بندی
۱۳۲ فصل هشتم: نتیجه گیری و پیشنهادات
۱۳۳ نتیجه گیری
۱۳۵ پیشنهادات
۱۳۶ مراجع
۱۳۹ ضمیمه ها

فهرست جدول ها

صفحه	عنوان جدول
۵۰	جدول ۴-۱. گسسته‌سازی معادلات انتقال مدل
۵۵	جدول ۵-۱. ثابت‌های آرنیوس واکنش‌ها
۵۸	جدول ۵-۲. بررسی تاثیر شبکه‌بندی راستای X بر میانگین دما و سرعت محوری روی محور و نرخ تولید کلی نانولوله کربنی
۵۸	جدول ۵-۳. بررسی تاثیر شبکه‌بندی راستای X بر پروفیل‌های دما و سرعت محوری در شروع منطقه کوره و نمودار نرخ رشد محلی نانولوله کربنی
۶۰	جدول ۵-۴. بررسی تاثیر شبکه‌بندی راستای Y بر میانگین دما و سرعت محوری روی محور و نرخ تولید کلی نانولوله کربنی
۶۰	جدول ۵-۵. بررسی تاثیر شبکه‌بندی راستای Y بر پروفیل‌های دما و سرعت محوری در شروع منطقه کوره و نمودار نرخ رشد محلی نانولوله کربنی
۱۱۳	جدول ۷-۱- انتخاب ستون فاکتورها
۱۱۳	جدول ۷-۲- انتخاب سطوح فاکتورها
۱۱۶	جدول ۷-۳- اثر اصلی کل فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم بر تولید نانولوله کربنی
۱۱۶	جدول ۷-۴- تحلیل واریانس کل فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم بر تولید نانولوله
۱۱۸	جدول ۷-۵- تحلیل واریانس در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم بر تولید نانولوله با حذف فاکتورهای کم اهمیت
۱۱۸	جدول ۷-۶- بهینه‌سازی نرخ تولید نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم

۱۲۱	جدول ۷-۷- اثر اصلی فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با واکنش بر تولید نانولوله کربنی
۱۲۲	جدول ۷-۸- تحلیل واریانس کل فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با واکنش بر تولید نانولوله
۱۲۳	جدول ۷-۹- تحلیل واریانس در ناحیه کنترل شده با واکنش بر تولید نانولوله با حذف فاکتورهای کم اهمیت
۱۲۳	جدول ۷-۱۰- بهینه‌سازی نرخ تولید نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با واکنش
۱۲۵	جدول ۷-۱۱- اثر اصلی فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم بر یکنواختی طول نانولوله
۱۲۶	جدول ۷-۱۲- تحلیل واریانس کل فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم بر تولید نانولوله
۱۲۶	جدول ۷-۱۳- تحلیل واریانس در ناحیه کنترل شده با واکنش بر یکنواختی طول نانولوله با حذف فاکتورهای کم‌اهمیت
۱۲۷	جدول ۷-۱۴- بهینه‌سازی یکنواختی طول نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم
۱۲۹	جدول ۷-۱۵- اثر اصلی فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با واکنش بر یکنواختی طول نانولوله
۱۳۰	جدول ۷-۱۶- تحلیل واریانس کل فاکتورهای بررسی شده در ناحیه کنترل شده با واکنش بر یکنواختی نانولوله
۱۳۰	جدول ۷-۱۷- تحلیل واریانس در ناحیه کنترل شده با واکنش بر تولید نانولوله با حذف فاکتورهای کم اهمیت
۱۳۱	جدول ۷-۱۸- بهینه‌سازی یکنواختی طول نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با واکنش

فهرست شکل ها

صفحه	عنوان شکل
۱۵	شکل ۱-۳. مدل رشد راس
۱۶	شکل ۲-۳. مدل رشد پایه
۲۱	شکل ۳-۳. طرح شماتیک راکتور رسوب بخار شیمیایی
۲۲	شکل ۴-۳. دو نوع از راکتورهای رسوب بخار شیمیایی در فشار اتمسفر
۲۴	شکل ۵-۳. مراحل فرآیند رسوب بخار شیمیایی در فشار اتمسفر
۲۴	شکل ۶-۳. منطقه سطح زیرلایه و نمایش غلظت‌ها و شارهای گونه‌های واکنش‌دهنده
۲۷	شکل ۷-۳. وابستگی دمایی سرعت رشد
۲۸	شکل ۸-۳. لایه‌مرزی تشکیل شده روی زیرلایه
۳۰	شکل ۹-۳. هندسه تصحیح شده راکتور برای کاهش تاثیرات لایه‌مرزی
۳۱	شکل ۱۰-۳. تاثیر کاهش فشار بر ناحیه‌های دمایی نرخ رشد
۵۲	شکل ۱-۵. هندسه راکتور رسوب بخار شیمیایی افقی
۵۷	شکل ۲-۵. شبکه بندی در ناحیه خروجی راکتور
۵۷	شکل ۳-۵. شبکه بندی در ناحیه ورودی راکتور
۵۸	شکل ۴-۵. بررسی تاثیر افزایش سلول در راستای X، بر روی نرخ تولید کلی نانولوله کربنی در منطقه کوره
۵۸	شکل ۵-۵. بررسی تاثیر افزایش سلول در راستای X، بر روی میانگین سرعت محوری و دما روی محور راکتور
۵۹	شکل ۶-۵. بررسی تاثیر افزایش سلول در راستای Y، بر روی نرخ تولید کلی نانولوله کربنی در منطقه کوره

عنوان شکل

صفحه

- شکل ۵-۷- بررسی تاثیر افزایش سلول در راستای Y، بر روی میانگین سرعت محوری و دما
روی محور راکتور ۵۹
- شکل ۵-۸- اعتبارسنجی مدل با کار اندو و همکاران ۶۱
- شکل ۶-۱- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی در بازه‌ی دمایی ۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین در کوره ۶۴
- شکل ۶-۲- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی در بازه‌ی دمایی ۱۲۰۰-۱۳۰۰ کلوین در کوره ۶۴
- شکل ۶-۳- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در بازه‌ی دمایی ۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین در کوره ۶۵
- شکل ۶-۴- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در بازه‌ی دمایی ۱۲۰۰-۱۳۰۰ کلوین در کوره ۶۵
- شکل ۶-۵- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی ۹۷۵-
۱۱۵۰ کلوین کوره ۶۷
- شکل ۶-۶-الف- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در دمای کوره‌ی ۱۰۰۰ کلوین ۶۹
- شکل ۶-۶-ب- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در دمای کوره‌ی ۱۰۵۰ کلوین ۶۹
- شکل ۶-۶-ج- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در دمای کوره‌ی ۱۱۰۰ کلوین ۶۹
- شکل ۶-۶-د- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در دمای کوره‌ی ۱۱۵۰ کلوین ۶۹
- شکل ۶-۷- توزیع غلظت اگزایلین، بی‌بعد شده با غلظت ورودی، در راکتور، در دماهای کوره ۷۰
- شکل ۶-۸- توزیع دما در راکتور، در دماهای مختلف کوره ۷۰
- شکل ۶-۹- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با نرخ‌های جریان ورودی متفاوت در منطقه
دمایی کنترل شده با انتقال جرم ۷۲
- شکل ۶-۱۰- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با نرخ‌های جریان ورودی متفاوت در منطقه
دمایی کنترل شده با واکنش سطحی ۷۲
- شکل ۶-۱۱- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل نرخ جریان در دو منطقه دمایی
کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی ۷۳

عنوان شکل

صفحه

- شکل ۶-۱۲- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در مقابل نرخ جریان در دو منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی ۷۳
- شکل ۶-۱۳- توزیع غلظت اگزایلین، بی‌بعد شده با غلظت ورودی، در راکتور، در نرخ‌های جریان مختلف ۷۴
- شکل ۶-۱۴- الف- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در نرخ جریان ۲۳۰ sccm ۷۵
- شکل ۶-۱۴- ب- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در نرخ جریان ۵۷۵ sccm ۷۵
- شکل ۶-۱۴- ج- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در نرخ جریان ۲۲۹۰ sccm ۷۵
- شکل ۶-۱۴- د- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در نرخ جریان ۵۷۳۰ sccm ۷۵
- شکل ۶-۱۵- توزیع دما در راکتور، در نرخ‌های جریان متفاوت ۷۶
- شکل ۶-۱۶- توزیع سرعت در راکتور، در نرخ‌های جریان متفاوت ۷۷
- شکل ۶-۱۷- خطوط جریان در راکتور، در نرخ‌های جریان متفاوت ۷۸
- شکل ۶-۱۸- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با غلظت‌های متفاوت اگزایلین ورودی، در منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم ۷۹
- شکل ۶-۱۹- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با غلظت‌های متفاوت اگزایلین ورودی، در منطقه دمایی کنترل شده با واکنش ۷۹
- شکل ۶-۲۰- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل غلظت ورودی اگزایلین در دو منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی ۷۹
- شکل ۶-۲۱- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در مقابل غلظت ورودی اگزایلین در دو منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی ۷۹
- شکل ۶-۲۲- الف- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در غلظت ورودی اگزایلین ۱۰۰۰ ppm در دمای ۹۷۵ درجه کلوین برای کوره ۸۰

- شکل ۶-۲۲-ب- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در غلظت ورودی اگزایلین
۲۰۰۰ ppm در دمای ۹۷۵ درجه کلوین برای کوره
۸۰
- شکل ۶-۲۲-ج- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در غلظت ورودی اگزایلین
۳۰۰۰ ppm در دمای ۹۷۵ درجه کلوین برای کوره
۸۰
- شکل ۶-۲۲-د- غلظت گونه‌های داخل راکتور روی محور راکتور در غلظت ورودی اگزایلین
۴۰۰۰ ppm در دمای ۹۷۵ درجه کلوین برای کوره
۸۰
- شکل ۶-۲۳-توزیع غلظت اگزایلین (C_8H_{10})، بی‌بعد شده با غلظت ورودی، در راکتور، در
غلظت‌های ورودی مختلف اگزایلین
۸۱
- شکل ۶-۲۴-الف- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی
۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین کوره با غلظت ورودی ۲۰۰۰ ppm اگزایلین
۸۳
- شکل ۶-۲۴-ب- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی
۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین کوره با غلظت ورودی ۳۷۵۰ ppm اگزایلین
۸۳
- شکل ۶-۲۴-ج- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی
۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین کوره با غلظت ورودی ۵۰۰۰ ppm اگزایلین
۸۳
- شکل ۶-۲۵-میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در مقابل دما در بازه‌ی دمایی ۹۷۵-۱۱۵۰
کلوین کوره با غلظت‌های ورودی ۲۰۰۰، ۳۷۵۰ و ۵۰۰۰ ppm اگزایلین
۸۳
- شکل ۶-۲۶-تغییرات شاخص بی‌بعد بازه‌ی عمودی نمودار نرخ تولید کلی در مقابل معکوس
دما برای غلظت‌های متفاوت ورودی اگزایلین در دو ناحیه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و
کنترل شده با واکنش
۸۴
- شکل ۶-۲۷-تغییرات شاخص بی‌بعد بازه‌ی افقی نمودار نرخ تولید کلی در مقابل معکوس دما
برای غلظت‌های متفاوت ورودی اگزایلین در دو ناحیه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل
شده با واکنش
۸۴

- شکل ۶-۲۸- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با تغییر فشار، در منطقه دمایی کنترل شده
با انتقال جرم
۸۵
- شکل ۶-۲۹- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با تغییر فشار، در منطقه دمایی کنترل شده
با واکنش
۸۵
- شکل ۶-۳۰- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل فشار در دو منطقه دمایی کنترل شده
با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی
۸۶
- شکل ۶-۳۱- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در مقابل فشار در دو منطقه دمایی کنترل
شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی
۸۶
- شکل ۶-۳۲- کسر مولی C_8H_{10} در طول راکتور برای فشار
۸۷
- شکل ۶-۳۳- کسر مولی C_7H_8 در طول راکتور برای فشار
۸۷
- شکل ۶-۳۴- کسر مولی C_6H_6 در طول راکتور برای فشار
۸۸
- شکل ۶-۳۵- کسر مولی CH_4 در طول راکتور برای فشار
۸۹
- شکل ۶-۳۶- الف- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی
۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین کوره با فشار ۴۰۰ Torr
۹۰
- شکل ۶-۳۶- ب- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی
۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین کوره با فشار ۷۶۰ Torr
۹۰
- شکل ۶-۳۶- ج- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی
۹۷۵-۱۱۵۰ کلوین کوره با فشار ۸۰۰ Torr
۹۰
- شکل ۶-۳۷- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در مقابل دما در بازه‌ی دمایی ۹۷۵-۱۱۵۰
کلوین کوره با فشارهای ۴۰۰، ۷۶۰ و ۸۰۰ Torr
۹۰
- شکل ۶-۳۸- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل معکوس دما در بازه‌ی دمایی ۹۷۵-
۱۱۵۰ کلوین کوره با فشار ۴۰۰ و ۸۰۰ Torr
۹۱

- شکل ۶-۳۹- تغییرات شاخص بی‌بعد بازه‌ی عمودی نمودار نرخ تولید کلی در مقابل معکوس دما برای فشارهای متفاوت راکتور در دو ناحیه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش
۹۲
- شکل ۶-۴۰- تغییرات شاخص بی‌بعد بازه‌ی افقی نمودار نرخ تولید کلی در مقابل معکوس دما برای فشارهای متفاوت راکتور در دو ناحیه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش
۹۲
- شکل ۶-۴۱- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با دماهای متفاوت ورودی، در منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم
۹۳
- شکل ۶-۴۲- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با دماهای متفاوت ورودی، در منطقه دمایی کنترل شده با واکنش
۹۳
- شکل ۶-۴۳- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل دمای ورودی در دو منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی
۹۳
- شکل ۶-۴۴- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در مقابل دمای ورودی در دو منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی
۹۳
- شکل ۶-۴۵- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با دماهای متفاوت پیش‌گرمکن، در منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم
۹۴
- شکل ۶-۴۶- نرخ رشد محلی نانولوله‌های کربنی با دماهای متفاوت پیش‌گرمکن، در منطقه دمایی کنترل شده با واکنش
۹۴
- شکل ۶-۴۷- نرخ رشد کلی نانولوله‌های کربنی در مقابل دمای پیش‌گرمکن در دو منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی
۹۴
- شکل ۶-۴۸- میزان یکنواختی نانولوله‌های کربنی در مقابل دمای پیش‌گرمکن در دو منطقه دمایی کنترل شده با انتقال جرم و کنترل شده با واکنش سطحی
۹۴

- شکل ۷-۱- اثرات اصلی پارامترهای اصلی مورد بررسی بر نرخ تولید کلی نانولوله در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم
۱۱۵
- شکل ۷-۲- نرخ رشد محلی بدست آمده با سطوح بهینه‌ی انتخاب شده برای نرخ تولید نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم
۱۱۹
- شکل ۷-۳- اثرات اصلی پارامترهای اصلی مورد بررسی بر نرخ تولید کلی نانولوله در ناحیه کنترل شده با واکنش
۱۲۰
- شکل ۷-۴- نرخ رشد محلی بدست آمده با سطوح بهینه‌ی انتخاب شده برای نرخ تولید نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با واکنش
۱۲۴
- شکل ۷-۵- اثرات اصلی پارامترهای اصلی مورد بررسی بر یکنواختی نانولوله در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم
۱۲۴
- شکل ۷-۶- نرخ رشد محلی بدست آمده با سطوح بهینه‌ی انتخاب شده برای یکنواختی طول نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با انتقال جرم
۱۲۷
- شکل ۷-۷- اثرات اصلی پارامترهای اصلی مورد بررسی بر یکنواختی طول نانولوله در ناحیه کنترل شده با واکنش
۱۲۸
- شکل ۷-۸- نرخ رشد محلی بدست آمده با سطوح بهینه‌ی انتخاب شده برای یکنواختی طول نانولوله کربنی در ناحیه کنترل شده با واکنش
۱۳۱

فهرست علائم

نشانه	علامت
مساحت سطح (m^2)	A
غلظت مولی (برای گاز ایده آل $PR/T =$) ($mole \cdot m^{-3}$)	c
گرمای ویژه مخلوط گاز ($J \cdot kg^{-1} \cdot K^{-1}$)	C_p
ضریب نفوذ چند جزیی موثر ($m^2 \cdot s^{-1}$)	D
ضریب نفوذ گرمایی چند جزیی موثر ($kg \cdot m^{-1} \cdot s^{-1}$)	D^T
انرژی فعالسازی ($kJ \cdot mole^{-1}$)	E_A
کسر مولی گونه ها	f
بردار شتاب گرانشی ($m \cdot s^{-2}$)	\vec{g}
نرخ رشد ($m \cdot s^{-1}$)	G
انتالپی مولی ($J \cdot mole^{-1}$)	H
تانسور واحد	I
بردار شار جرمی نفوذی ($kg \cdot m^{-2} \cdot s^{-1}$)	\vec{j}
بردار شار مولی نفوذی ($mole \cdot m^{-2} \cdot s^{-1}$)	\vec{j}
ثابت نرخ واکنش رو به جلو برای k امین واکنش همگن (Homogeneous)	k_k
ثابت نرخ واکنش بازگشت برای k امین واکنش همگن	k_{-k}
تعداد واکنش های فاز گاز	K

نشانه	علامت
ثابت تعادل برای k امین واکنش فاز گازی	K_k
تعداد واکنش های سطحی	L
جرم متوسط مولی (kg.mole^{-1})	m
تعداد گونه های سطح	M
بردار یکه سرعت عمود بر دهانه جریان ورودی یا خروجی یا دیوار	\vec{n}
تعداد گونه های گازی	N
عدد آووگادرو ($6.024 \times 10^{23} \text{ mole}^{-1}$)	N_A
فشار (Pa)	P
فشار استاندارد (1.013×10^5) (Pa)	P^0
نرخ جریان حجمی در شرایط استاندارد	Q
ثابت جهانی گازها ($8.314 \text{ J.mole.K}^{-1}$)	R
نرخ واکنش رو به جلو K امین واکنش فاز گازی ($\text{mole.m}^{-3}.\text{s}^{-1}$)	\mathcal{R}_k
نرخ واکنش بازگشت K امین واکنش فاز گازی ($\text{mole.m}^{-3}.\text{s}^{-1}$)	\mathcal{R}_{-k}
نرخ واکنش برای I امین واکنش سطح ($\text{mole.m}^{-2}.\text{s}^{-1}$)	\mathcal{R}_I^s
زمان (s)	t
دما (K)	T
دمای استاندارد (298.15 K)	T^0
بردار سرعت	\vec{V}
$0.5(x +x)$	$\ x\ $