



دانشگاه آزاد اسلامی
واحد تهران جنوب
دانشکده تحصیلات تکمیلی

پایان نامه جهت دریافت درجه کارشناسی ارشد " M.SC "
مهندسی شیمی - طراحی فرآیندهای نفت

عنوان :

مدلسازی ریاضی راکتورهای شعاعی جهت تولید استایرین

استاد راهنما :

استاد مشاور :

نگارش :

فهرست مطالب

صفحه

عنوان

چکیده

۱

مقدمه

فصل اول

۳

شناخت و معرفی استایرن

۳

۱- خصوصیات فیزیکی

۶

۲- خواص شیمیایی

۷

۳- کاربرد استایرن

فصل دوم

۹

تولید استایرن

۹

۱-۱- هیدروژن گیری از اتیل بنزن

۹

۱-۱-۱- مکانیسم واکنش

۱۱

۱-۱-۲- هیدروژن گیری آدیاباتیک

۱۳

۱-۱-۳- هیدروژن گیری تکدما

۱۴

۱-۲-۴- تهیه استایرن به روش شرکت DOW

۱۵

۱-۲-۵- هیدروژن زدایی در حضور اکسیژن

۱۶

۱-۲-۶- فرایند استایرن و اکسید پروپیلن

۱۷

۱-۳-۲- تولید استایرن با استفاده از بوتادی ان

۱۸

۱-۴-۲- تولید استایرن با استفاده از تولوئن

۱۹

۱-۵-۲- روش‌های دیگر

۲۰

۱-۶-۲- تقطیر استایرن

۲۳

۱-۷-۲- پلیمریزاسیون استایرن

فصل سوم

کلیات راکتور

۲۵

۲۵

۱-۳- راکتور هیدروژن گیری از اتیل بنزن

۲۵	شکل ظاهری
۲۶	کاتالیست
۲۸	ماده گرم کننده
۲۹	خوراک ورودی به راکتور
۳۰	افت فشار
۳۱	فرضیات بکار برده شده

فصل چهارم

۳۳	مدلسازی و یافتن معادلات حاکم
۳۳	۱-۴- واکنشها و سینتیک آنها
۳۵	۲-۴- یافتن معادلات حاکم بر قرص کاتالیست
۳۸	۳-۴- یافتن معادلات حاکم بر راکتور

فصل پنجم

۴۹	حل معادلات دیفرانسیلی
۴۹	۱-۵- حل معادلات حاکم بر بستر کاتالیست
۵۱	۲-۵- حل معادلات حاکم بر قرص های کاتالیست
۵۵	۳-۵- پارامترهای هندسی راکتور
	۴-۵- دبی مولی خوراک ورودی به راکتور
۵۷	۱-۴-۵- دبی مولی خوراک ورودی به راکتور در دمای ۸۰۰ درجه کلوین
۵۸	۲-۴-۵- دبی مولی خوراک ورودی به راکتور در دمای ۸۱۰ درجه کلوین
۶۰	۳-۴-۵- دبی مولی خوراک ورودی به راکتور در دمای ۸۲۰ درجه کلوین

فصل ششم

۶۳	نتایج حاصل از حل معادلات
۱۲۹	مقایسه نتایج بدست آمده با نتایج موجود در مراجع

فصل هفتم

نتیجه گیری و جمع بندی نهایی

۱۳۳	۱-۷- نتایج حاصل از تغییرات شعاع قرص های کاتالیست
۱۳۴	۲-۷- نتایج حاصل از تغییرات دمای ورودی واکنشگرها
۱۳۵	۳-۷- نحوه تغییرات عامل تاثیر در جهت شعاع راکتور
۱۳۷	۴-۷- نتایج تغییرات فشار
۱۳۸	۵-۷- جمع بندی نهایی
۱۳۹	نظرات و پیشنهادات
۱۴۰	فهرست علائم
۱۴۲	منابع و مراجع
۱۴۵	ضمیمه (برنامه نوشته شده با استفاده از نرم افزار Matlab)

فهرست نمودارها

عنوان

صفحه

- شکل (۱-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی اتیل بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $1/175 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هموژن
۶۴
- شکل (۲-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی اتیل بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $1/175 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هتروژن
۶۴
- شکل (۳-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی اتیل بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $2/35 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هموژن
۶۵
- شکل (۴-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی اتیل بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $2/35 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هتروژن
۶۵
- شکل (۵-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی اتیل بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $4/70 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هموژن
۶۶
- شکل (۶-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی اتیل بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $4/70 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هتروژن
۶۶
- شکل (۷-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی استایرن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $1/175 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هموژن
۶۸
- شکل (۸-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی استایرن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $1/175 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هتروژن
۶۸
- شکل (۹-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی استایرن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $2/35 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هموژن
۶۹
- شکل (۱۰-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی استایرن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $2/35 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هتروژن
۶۹
- شکل (۱۱-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی استایرن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $4/70 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هموژن
۷۰
- شکل (۱۲-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی استایرن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $4/70 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هتروژن
۷۰
- شکل (۱۳-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $1/175 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هموژن
۷۲
- شکل (۱۴-۶) : تأثیر تغییرات دما بر روی تغییرات دبی مولی بنزن در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در شعاع $1/175 \times 10^{-3}$ متری از کاتالیست ها در قسمت هتروژن
۷۲

شكل (۶-۷) : تأثير تغيرات شعاع قرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغیرات عامل تأثیر واکنش سوم در

جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای ۸۰۰ درجه کلوین

شکل (۶-۷۸) : تاثیر تغییرات شعاع قرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تأثیر واکنش سوم در ترشیم اکسید کاتالیستی تاکر آندرسن (۱۹۷۷) نشان می کند.

جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای ۸۱۰ درجه کلوین
گذشت (1) (2) (3) (4)

شکل (۶-۷۹) : تاثیر تغییرات شعاع قرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تاثیر واکنش سوم در حیث شعاع اکتوبر ۱۹۹۰، کاتالیست اکسید آهن: دمای ۸۲۰ درجه کلوین

شکا (ع-۸) نتاش تغیرات شرایط آب و هوا را در میان این سه کتاب است.

در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای 800 درجه کلوین سفلی ($80-2$): ناییر بعیراب ساعت فرصت های کاتالیست (μ_p) بر روی تعییرات عامل ناییر واکس چهارم

شکل (۶-۸۱) : تأثیر تغییرات شعاع قرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تأثیر واکنش چهارم

در جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای ۸۱۰ درجه کلوین

شکل (۶-۸۲): تاثیر تغییرات شعاع قرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تاثیر واکنش چهارم ده جمیت شعاع، اکسید آهن: د، دمای: ۸۲۰، کاتالیست اکسید آهن: ۱۰۰ و ۱۲۰.

شکل (۶-۸۳): تأثیر تغییرات شعاع فرصهای کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تأثیر واکنش پنجم در درجه سطح را سور بر روی کاتالیست سینید امس در دسای ۰.۸۶ درجه سوین

جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای 800°C کلوین

شکل (۶-۸۴): تأثیر تغییرات شعاع فرص‌های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تأثیر واکنش پنجم در ترکیب کاتالیست

جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای ۸۱۰ درجه کلوین شکار (۶-۸۵) : تأثیر تغییرات شعاع فرکانس های کاتالیست (d) بر تغییرات عالماب تأثیر و اکنثیش نظم دی

جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای ۸۲۰ درجه کلوین

شکل (۶-۸۶) : تأثیر تغییرات شعاع قرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تأثیر واکنش ششم در

جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای 800°C درجه کلوین
شکل (۸۷) نشان می‌دهد که در این دمای بالا تأثیر اکتشاف شرکت

جهت شعاع راکتور ب روی کاتالیست اکسید آهن در دمای ۸۱۰ درجه کلوین
شکل ۶-۸۷): تأثیر تغییرات شعاع فرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تاثیر و انتشار ششم در

شکل (۶-۸۸): تاثیر تغییرات شعاع قرص های کاتالیست (d_p) بر روی تغییرات عامل تأثیر واکنش ششم در

جهت شعاع راکتور بر روی کاتالیست اکسید آهن در دمای ۸۲۰ درجه کلوین

فهرست جداول

<u>صفحه</u>	<u>عنوان</u>
۴	جدول (۱-۱) : برخی از خواص فیزیکی استایرن
۴	جدول (۲-۱) : فشار بخار استایرن
۵	جدول (۳-۱) : انحلال پذیری استایرن و آب (درصدها وزنی هستند)
۵	جدول (۴-۱) : شاخص انکساری و چگالی استایرن
۵	جدول (۵-۱) : اطلاعات ویسکوژیته ، کشش سطحی و ظرفیت گرمای ویژه
۱۹	جدول (۱-۲) : ظرفیت جهانی تولید استایرن
۲۰	جدول (۲-۲) : ظرفیت تولید استایرن
۲۰	جدول (۳-۲) : نمونه ای از استایرن خام بعد از هیدروژن زدایی
۴۳	جدول (۲-۴) : ظرفیت گرمایی گازها در حالت گاز آرمانی $C_P^{ig} / R = A + BT$
۵۵	جدول (۱-۵) : پارامترهای هندسی راکتور غیر آدیاباتیک
۵۶	جدول (۲-۵) : جرم مولکولی اجزاء
۶۷	جدول (۱-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی اتیلن بنزن در ورودی و خروجی راکتور
۷۱	جدول (۲-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی استایرن در ورودی و خروجی راکتور
۷۵	جدول (۳-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی بنزن در ورودی و خروجی راکتور
۷۹	جدول (۴-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی تولوئن در ورودی و خروجی راکتور
۸۳	جدول (۵-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی متان در ورودی و خروجی راکتور
۸۷	جدول (۶-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی اتیلن در ورودی و خروجی راکتور
۹۱	جدول (۷-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی هیدروژن در ورودی و خروجی راکتور
۹۳	جدول (۸-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی بخار آب در ورودی و خروجی راکتور
۹۷	جدول (۹-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی مونو اکسید کربن در ورودی و خروجی راکتور
۱۰۱	جدول (۱۰-۶) : نحوه تغیرات دبی مولی دی اکسید کربن در ورودی و خروجی راکتور
۱۰۵	جدول (۱۱-۶) : نحوه تغیرات دما در ورودی و خروجی راکتور
۱۰۹	جدول (۱۲-۶) : نحوه تغیرات فشار در ورودی و خروجی راکتور
۱۱۱	جدول (۱۳-۶) : نحوه تغیرات دمای بخار در ورودی و خروجی گرمکن حرارتی
۱۱۳	جدول (۱۴-۶) : نحوه تغیرات عامل تأثیر واکنش اول در ورودی و خروجی راکتور

۱۱۵	جدول (۱۵-۶) : نحوه تغییرات عامل تأثیر واکنش دوم در ورودی و خروجی راکتور
۱۱۷	جدول (۱۶-۶) : نحوه تغییرات عامل تأثیر واکنش سوم در ورودی و خروجی راکتور
۱۲۰	جدول (۱۷-۶) : نحوه تغییرات عامل تأثیر واکنش چهارم در ورودی و خروجی راکتور
۱۲۲	جدول (۱۸-۶) : نحوه تغییرات عامل تأثیر واکنش پنجم در ورودی و خروجی راکتور
۱۲۴	جدول (۱۹-۶) : نحوه تغییرات عامل تأثیر واکنش ششم در ورودی و خروجی راکتور

چکیده

این پروژه به طراحی و شبیه سازی راکتور هیدروژن گیری از اتیل بنزن که منجر به تولید استایرن میگردد ، می پردازد. در آغاز به روشهای تولید استایرن پرداخته شده که یکی از مهمترین آنها هیدروژن گیری از اتیل بنزن می باشد که به صورتهای ، آدیاباتیک و غیر آدیاباتیک انجام می گیرد. راکتور غیر آدیاباتیک جریان شعاعی برای هیدروژن گیری اتیل بنزن و تبدیل به استایرن پیشنهاد می شود. جریان شعاعی و ادامه گرمایش واکنشگرها (با استفاده از بخار سوپر هیت در گرمکن حرارتی) از خصوصیات جدید در این طراحی می باشند. بخار سوپر هیت در لوله های گرمکن حرارتی جریان دارد که لوله های گرمکن حرارتی هم از میان بستر کاتالیستی و در جهت شعاع راکتور عبور می کنند. مدل بدست آمده از راکتور جریان شعاعی غیر آدیاباتیک در طراحی جدید ، برای بخار سوپر هیت یکسان مصرفی در مقایسه با دو راکتور آدیاباتیک جریان شعاعی با گرمایش بین مراحل ، انتخاب پذیری بیشتری دارد.

بیشتر روابط سینتیکی در دسترس برای مدلسازی راکتورهای صنعتی شبه هموژن استفاده می شوند. در این پروژه مدل هموژن با در نظر گرفتن نفوذ واکنشگرها به داخل قرص های کاتالیست و بدست آوردن پروفایل غلظت داخل دانه به مدل هتروژن توسعه داده می شود.

سپس هیدروژن گیری غیر آدیاباتیک انتخاب گردیده و برنامه ریاضی آن نوشته شده و گرافهای آن در سه دمای ۸۰۰ ، ۸۱۰ و ۸۲۰ درجه کلوین ترسیم و نتایج در پایان آورده شده است ، این واکنش بر روی بستر کاتالیستی که بخش عمده آن را اکسید آهن تشکیل می دهد ، صورت می پذیرد. واکنشهای انجام شده بر روی بستر شش واکنش فرض شده است و بر اساس آن معادلات حاکم بدست آورده شده است. از نتایج حاصل از حل معادلات می توان نتیجه گرفت که هر چه شعاع قرص های کاتالیست را کاهش دهیم و دمای ورودی واکنشگرها را افزایش دهیم به خاطر افزایش عامل تأثیر ، مدل هموژن به مدل هتروژن نزدیکتر می شود و می توان از حل معادلات بخش هتروژن صرف نظر کرد.