

دانشگاه صنعتی شریف دانشکده مهندسی شیمی و نفت

درس: بررسی مقدماتی طرح استاد درس: دکتر سعید عینی - پاییز ۱۴۰۲

تمرین چهارم: تعیین اندازه و تخمین قیمت تجهیزات واحد تولید استایرن

زمان بار گذاری تمرین: ۲۶ آذر ماه ۱۴۰۲

زمان تحویل پاسخ: ۱۳ دی ماه ۱۴۰۲

ويرايش: ٠٠

لطفاً به نكات زير توجه نماييد:

۱- به هنگام نگارش و تحویل تکالیف درس، به فایل «مقررات تنظیم گزارش و تحویل تکالیف و پروژههای درسی» توجه ویژهای داشته باشید. تمامی موارد ذکر شده در فایل مقررات، در نمره دهی ترتیب اثر داده می شوند.

۲- در صورت هر گونه سوال و ابهام در مورد تمرین، با دستیارهای آموزشی تمارین از طریق ایمیلهای زیر در ارتباط باشید:

G-mail: Peymanfard.mj@gmail.com G-mail: Milad.sohrabii21@gmail.com



دانشگاه صنعتی شریف، دانشکده مهندسی شیمی و نفت بررسی مقدماتی طرح، دکتر سعید عینی، نیمسال اوّل سال تحصیلی ۱۴۰۳–۱۴۰۲

زمان تحویل پاسخ: ۱۳ دی ماه ۱۴۰۲ (ساعت ۲۳:۵۹)

تمرين چهارم: تعيين اندازه و تخمين قيمت تجهيزات واحد توليد استايرن

1- شرح مسئله

در تکلیف سری اوّل، به شبیه سازی واحد تولید استایرن پرداخته شد. هدف از انجام تکلیف چهارم، تعیین اندازه (sizing) تجهیزات فرایندی این واحد و استفاده از روشهای رایج برای تخمین هزینه های سرمایه گذاری و تولید فرایند است. توجه نمایید فایل شبیه سازی مبنا برای انجام محاسبات تکلیف چهارم، توسط دستیاران آموزشی در سامانه در سافزار قرار گرفته است.

۲ - خواستهها

۲.۱- با استفاده از رابطه تصحیح O'Connell، بازده کلی و تعداد سینی های حقیقی هر کدام از برجهای تقطیر را مشخص نمایید.
(برای اطلاع از رابطه تصحیح فوق می توانید به فصل ۱۱ مرجع [1] مراجعه نمایید.)

۲.۲- مبتنی بر نتایج شبیه سازی فایل مبنا، اندازه و مشخصات تمام تجهیزات را تعیین کنید. (برای سایزینگ مقدّماتی تجهیزات فرایندی می توانید از رویه های پیشنهاد شده در فصل ۴ مرجع [2] استفاده کنید.)

۲.۳- با استفاده از نمودارهای موجود در فصل ها ۱۲ تا ۱۵ مرجع [3]، و استفاده از شاخص های بهای مناسب، قیمت به روز تجهیزات فرایندی را بر آورد کنید. (قیمت تجهیزات برای سال ۲۰۲۰ ارائه شود.)

۲.۴ با استفاده از روشهای زیر هزینه ثابت سرمایه گذاری ا را به دست آورید.

۲.۴.۱ روش Power Law

۲.۴.۲ روش Lang

۲.۵ برمبنای نتایج بدست آمده در خواسته ۲.۴، کل هزینه سرمایه گذاری ۲ مورد نیاز برای احداث این واحد را محاسبه کنید.

۲.۶– فهرست مشخصًات و مقدار مواد خام، كاتاليست، حلالها و هرگونه يوتيليتي مورد نياز واحد را ارائه كنيد.

۲.۷ – هزینه تولید ۳ سالانه این واحد را برآورد کنید.

 $^{+}$ در آمد $^{+}$ سالانه این واحد را حساب کنید.

٢.٩ سود ناخالص و خالص ^۵ سالانه این واحد را محاسبه کنید. (فرض کنید نرخ مالیات ۲۵ درصد باشد.)

۲.۱۰ ا<mark>متیازی</mark> – دوره بازگشت سرمایه ^۶، نرخ بازگشت سرمایه ^۷ و ارزش فعلی خالص ^۸ این پروژه را به دست آورید. (فرض کنید نرخ تنزیل ۱۵ درصد باشد.)

¹ Fixed Capital Investment

² Total Capital Investment

³ Total Product Cost

⁴ Revenue

⁵ Gross and Net Profit

⁶ Payback Period

⁷ IRR

⁸ NPV



دانشگاه صنعتی شریف، دانشکده مهندسی شیمی و نفت بررسی مقدماتی طرح، دکتر سعید عینی، نیمسال اوّل سال تحصیلی ۱۴۰۳–۱۴۰۲

زمان تحویل پاسخ: ۱۳ دی ماه ۱۴۰۲ (ساعت ۲۳:۵۹)

تمرين چهارم: تعيين اندازه و تخمين قيمت تجهيزات واحد توليد استايرن

٣- نكات مهم

۳.۱– مرجع مورد استفاده برای هر نوع داده/اطلاعات/فرضهای استفاده شده در فایل گزارش مربوط به این تکلیف ذکر شود.

۳.۲- برای بر آورد هزینه ها (سرمایه گذاری/تولید و عملیاتی) تمامی مولفه های موثر در هزینه ها به تفکیک، تخمین و ارائه شوند.

٣.٣ - در تخمين هزينه توليد مي بايست هزينه كاتاليست مورد استفاده نيز درنظر گرفته شود.

۳.۴- توجه نمایید تمامی تجهیزات پیرامونی هر برج تقطیر شامل چگالنده، جوش آور، پمپ جریان بازگشتی و مخزن انباشت جریان برگشتی باید اندازه شده، و در محاسبات مالی لحاظ شوند.

۳.۵- در قسمت تعیین اندازه تجهیزات، میبایست پارامترهای کلیدی طرّاحی هر تجهیز که در ادامه ذکر شده است گزارش شود:

۳.۵.۱- برای پمپ: توان مصرفی

۳.۵.۲ برای مخازن دارای انباشت جریان: زمان ماند، طول و قطر، افت فشار

۳.۵.۳ برای مبدل حرارتی: افت فشار، سطح انتقال حرارت، تعداد لوله و پوسته و تعداد گذر آنها به انضمام نوع مبدّل بر اساس استاندارد TEMA

۳.۵.۴ برای برجهای جداسازی: تعداد مراحل تعادلی، نوع آنها و محاسبه بازده جداسازی در هر مرحله به همراه قطر پوسته و افت فشار

۳.۵.۵ امتیازی - برای مبدل حرارتی: انجام طرّاحی تفصیلی تجهیزات شامل تعیین آرایش لوله ها و قطر آنها در مبدّل های حرارتی

۳.۵.۶ امتیازی - برای برجهای جداسازی: نوع سینی، برش قسمت مربوط به سرریز، طول ناودانی، آرایش حفرهها و قطر آنها در صورت استفاده از سینیهای غربالی

4- منابع و مراجع

- [1]: Towler, Gavin, and Ray Sinnott. *Chemical engineering design: principles, practice and economics of plant and process design.* Butterworth-Heinemann, 2021.
- [2]: Biegler, Lorenz T., Ignacio E. Grossmann, and Arthur W. Westerberg. "Systematic methods for chemical process design." (1997).
- [3]: Timmerhaus, Klaus Dieter, and Ronald Emmett West. *Plant design and economics for chemical engineers*. McGraw-Hill, 2005.