

طراحی راکتور پیشرفته

مرجع: طراحی راکتورهای شیمیایی، لون اشپیل
ترجمه دکتر سهرابی

Ref.: Chemical Reaction Engineering, Levenspiel

مدرس: یگانه داودبیگی

(جلسه یازدهم)

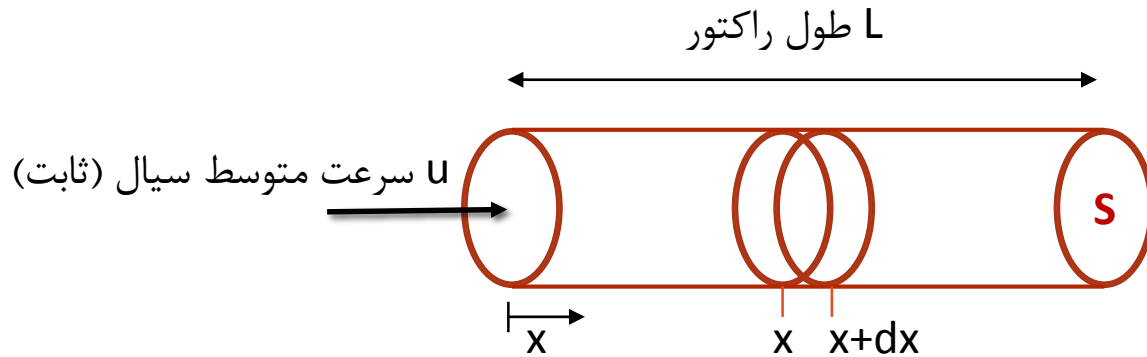
واکنش شیمیایی و پراکندگی:

حال اگر در ظرف واکنش شیمیایی انجام گیرد میخواهیم ببینیم عامل پراکندگی (D) چه اثری روی میزان تبدیل در راکتور دارد.

فرضیات:

(۱) اختلاط فقط در جهت محوری با ضریب پراکندگی D،

(۲) واکنش درجه n ساده $A \rightarrow R + S + \dots$ $-(r_A) = kC_A^n$



موازنه جرم A در واحد زمان:

تجمع در المان = تعداد مول A واکنش داده در المان - تعداد مول A خروجی از المان - تعداد مول A ورودی به المان

$$\left[(u \cdot S \cdot C_A)_x + \left(-D \cdot S \cdot \frac{dC_A}{dx} \right)_x \right] - \left[(u \cdot S \cdot C_A)_{x+dx} + \left(-D \cdot S \cdot \frac{dC_A}{dx} \right)_{x+dx} \right] - (-r_A) \cdot S \cdot dx = 0$$

$$\longrightarrow \boxed{D \frac{d^2 C_A}{dx^2} - u \frac{dC_A}{dx} - k C_A^n = 0}$$

اگر واکنش درجه صفر باشد:

با حل معادله با در نظر گرفتن واکنش درجه صفر و در نظر گرفتن شرایط مرزی خواهیم داشت: $C_{A,out} = C_{A0} - k\bar{t}$

که همان رابطه‌ای است که در یک راکتور Plug ایده‌آل و همچنین mixed ایده‌آل داشتیم. در واقع واکنش درجه صفر تابع جریان سیال نیست و در هر راکتوری نتیجه‌ای واحد حاصل می‌گردد.

اگر واکنش درجه یک باشد:

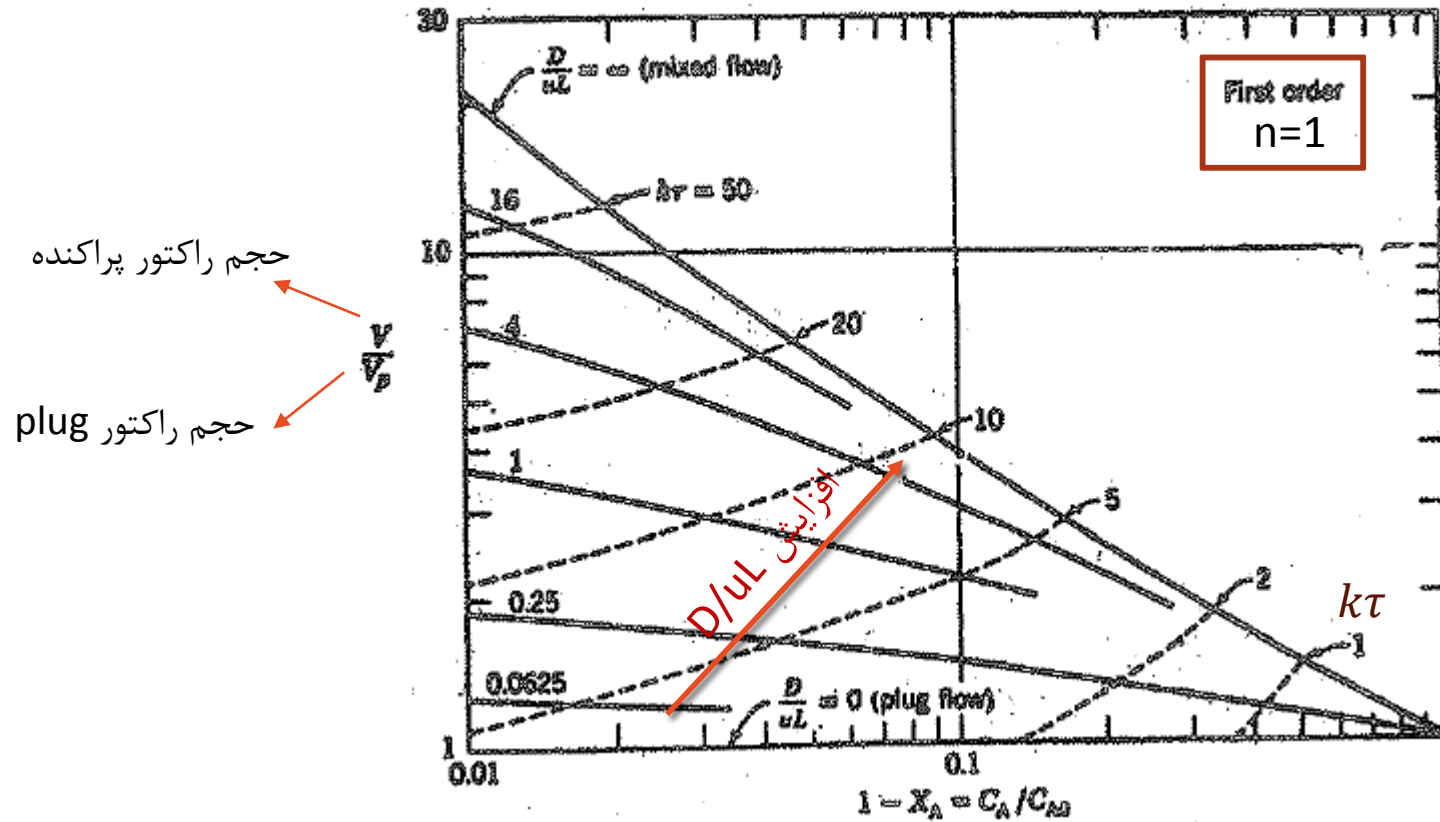
برای واکنش‌های بالاتر از درجه صفر، روش تحلیلی مشکل شده و روش ترسیمی ترجیح داده می‌شود.

Wilhem و Wehner یک حل جبری برای ظروف بسته ارائه داده‌اند:

$$\frac{C_A}{C_{A0}} = 1 - X_A = \frac{4a \exp\left(\frac{1}{2} \frac{uL}{D}\right)}{(1+a)^2 \exp\left(\frac{a uL}{2D}\right) - (1-a)^2 \exp\left(-\frac{a uL}{2D}\right)}$$

$$a = \sqrt{1 + 4k\tau(D/uL)}$$

از ترکیب معادله فوق و معادله مربوط به راکتور plug ایده‌آل که در آن $\tau_P = \frac{V_P}{Q} = C_{A0} \int_0^x \frac{dx}{-r_A}$ می‌توان نسبت حجم راکتور حقیقی به راکتور plug ایده‌آل را بدست آورد.



در صورت وجود انحراف جزئی از حالت پلاگ، D/uL کوچک بوده و بنابراین پس از بسط معادله ارائه شده توسط ونر و ویلهم و در نظر گرفتن دو جمله از آن خواهیم داشت:

$$\text{Dispersion plug flow: } \frac{C_{A,out}}{C_{A0}} = 1 - x_A = \exp \left[-k\tau + (k\tau)^2 \frac{D}{uL} \right], \quad n = 1$$

$$\text{plug flow: } \frac{D}{uL} = 0 \rightarrow \frac{C_{A,out,P}}{C_{A0}} = \exp(-k\tau_P)$$

$$\text{از تساوی غلظت‌ها} \quad -k\tau_P = -k\tau + (k\tau)^2 \frac{D}{uL} \rightarrow \frac{\tau}{\tau_P} = \frac{k\tau^2}{\tau_P} \left(\frac{D}{uL} \right) + 1$$

$$\frac{\tau}{\tau_P} = k\tau \left(\frac{D}{uL} \right) + 1 \quad \text{اگر فرض کنیم } \tau = \tau_P \text{ (اعمال یک تقریب در معادله):}$$

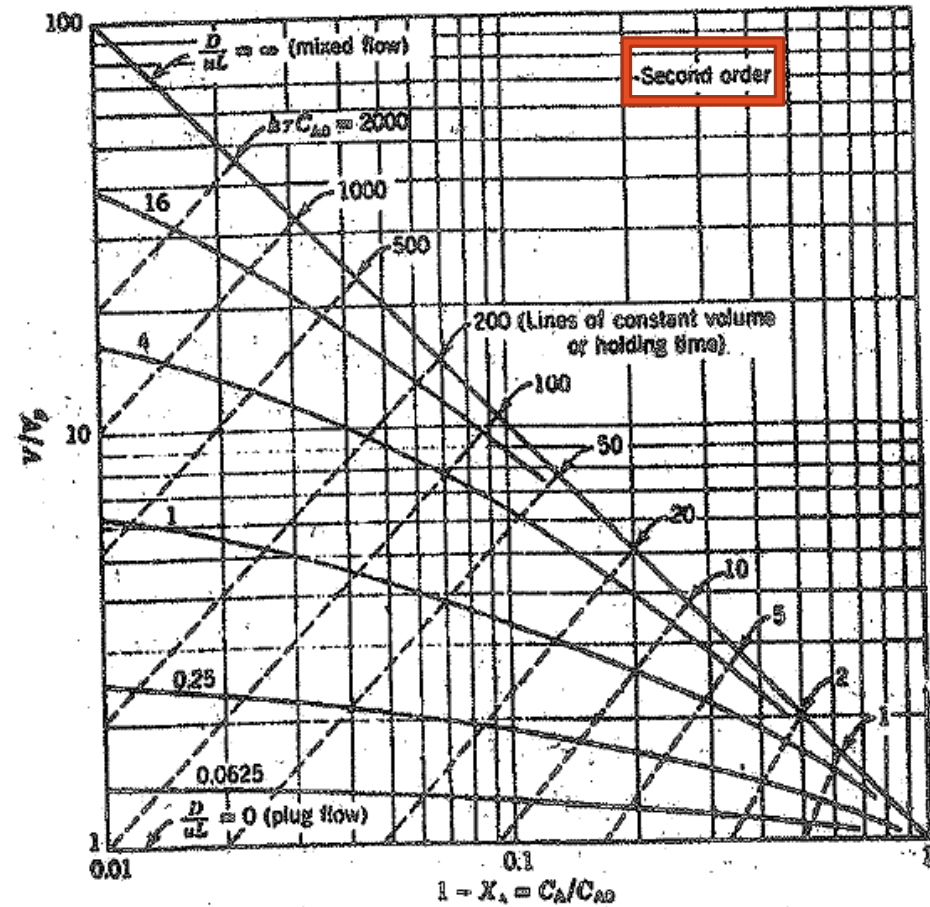
$$\frac{V}{V_P} = \frac{L}{L_P} = 1 + (k\tau) \frac{D}{uL} \quad \text{بنابراین نسبت حجمی دو راکتور جهت غلظت یکسان در خروجی با فرض برابر بودن Q در دو راکتور:}$$

$$\frac{C_{A,out}}{C_{A,out,P}} = \frac{\exp \left[-k\tau + (k\tau)^2 \frac{D}{uL} \right]}{\exp(-k\tau_P)} = \dots = 1 + (k\tau)^2 \frac{D}{uL}$$

* در صورتی که حجم دو راکتور یکسان باشد ($\tau = \tau_P$) و Q نیز برابر باشد خواهیم داشت:

اگر واکنش درجه دو باشد:

برای واکنش‌های درجه دوم از نوع $A + B \rightarrow \text{products}$ یا $2A \rightarrow \text{products}$ با فرض $C_{A0} = C_{B0}$ ، نموداری مانند نمودار مربوط به واکنش درجه اول ارائه شده است.



اگر واکنش درجه n باشد:

برای واکنش‌های درجه n (بالتر از درجه دو) دو روش وجود دارد:

(۱) می‌توان نتایج را با استفاده از شکل‌های مربوط به درجه یک و دو، برون‌یابی کرد.

(۲) Dente و Pasquon برای انحرافات جزئی از حالت پلاگ، با هر نوع معادله سرعتی از درجه n ، رابطه زیر را ارائه دادند:

$$\frac{C_{A,out}}{C_{A,out,p}} = 1 + n \left(\frac{D}{uL} \right) (k C_{A0}^n \tau) \ln \frac{C_{A0}}{C_{A,out,P}}$$

* جهت درصد تبدیل یکسان در خروجی راکتورها با فرض Q یکسان داریم: $V_P < V_{real} < V_m$

* اگر حجم راکتورها و Q یکسان باشد داریم: $x_P > x_{real} > x_m$

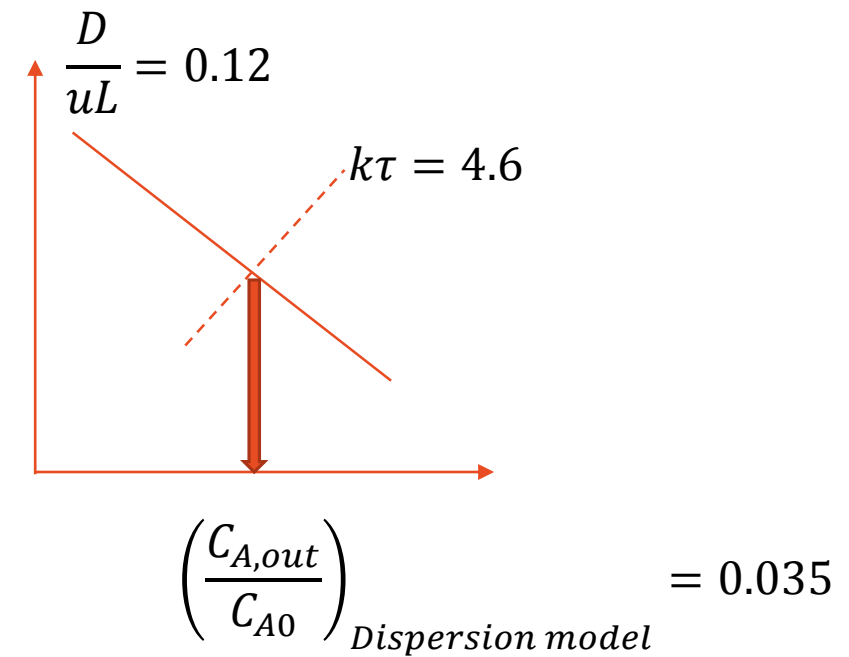
مثال ۶: محاسبه میزان تبدیل با استفاده از مدل پراکندگی:

میزان تبدیل خروجی از راکتور مثال ۱ را با استفاده از مدل پراکندگی محاسبه کنید و با مقدار بدست آمده از منحنی توزیع زمان اقامت (مثال ۲) مقایسه کنید.

$$\bar{t} = 15 \text{ min}$$

$$\text{plug: } \frac{C_{A,out,P}}{C_{A0}} = 0.01$$

$$\left\{ \begin{array}{l} \text{از منحنی توزیع زمان اقامت} \\ \frac{C_{A,out,real}}{C_{A0}} = 0.047 \\ \frac{D}{uL} = 0.12, k\tau = (0.307)(15) = 4.6 \end{array} \right. \longrightarrow$$



مساله ۹-۹: گازی در یک راکتور لوله‌ای با جریان آرام تبدیل می‌شود. می‌خواهیم در دمای ثابت میزان تولید را ۴ برابر کنیم، برای این منظور دو روش پیشنهاد شده است:

الف) ۴ برابر کردن طول راکتور بدون تغییر در قطر آن،

ب) ۲ برابر کردن قطر راکتور بدون تغییر در طول آن.

در هر دو میزان انحراف را از راکتور plug بدست آورید و بگویید کدام یک از این دو روش مناسب‌تر است؟
فرض کنید جریان آرام در هر دو مورد برقرار است و طول راکتور به اندازه کافی زیاد است که مدل پراکندگی برای آن صادق است.

از آنجا که جریان آرام است و فاز گازی می‌باشد پس می‌توانیم مقادیری را برای اعداد Re و Sc در نظر بگیریم.

$$Re = 200, \quad Sc = 0.25$$

می‌خواهیم در درصد تبدیل ثابت، میزان تولید را ۴ برابر کنیم.

راکتور پلاگ ایده‌آل $\tau_P = \frac{V}{Q} = \int_{C_{A0}}^{C_A} \frac{-dC_A}{(-r_A)}$ ثابت

۴ برابر

چون τ ثابت است پس حجم راکتور را باید ۴ برابر کنیم.

$$V = \frac{\pi d_t^2}{4} \cdot L \left\{ \begin{array}{l} \text{طول را ۴ برابر کنیم} \\ \text{یا} \\ \text{قطر را ۲ برابر کنیم} \end{array} \right.$$

الف) در قطر ثابت طول را ۴ برابر می‌کنیم. $L' = 4L$

$$\text{حالت اول } Re.Sc = 200 \times 0.25 = 50 \xrightarrow{\text{نمودار}} \frac{D}{u \cdot d_t} = 0.2 \rightarrow \frac{D}{u \cdot L} = \frac{D}{u \cdot d_t} \cdot \frac{d_t}{L} \rightarrow \frac{D}{u \cdot L} = 0.2 \frac{d_t}{L}$$

حال در قطر ثابت طول را ۴ برابر کرده و زمان اقامت را ثابت نگه می‌داریم.

$$\bar{t}_1 = \bar{t}_2$$

$$\frac{L}{u} = \frac{L'}{u'} \rightarrow \frac{L}{u} = \frac{4L}{u'} \rightarrow u' = 4u$$

$$Re' = \frac{\rho \cdot u' \cdot d_t}{\mu} = 4 \frac{\rho \cdot u \cdot d_t}{\mu} = 4 \times 200 = 800$$

$$Re'.Sc = 800 \times 0.25 = 200 \xrightarrow{\text{نمودار}} \text{عدد پراکندگی جدید} \frac{D}{u' \cdot L'} = \frac{D}{u' \cdot d_t} \cdot \frac{d_t}{L'} = 0.9 \times \frac{d_t}{4L} \approx 0.2 \frac{d_t}{L}$$

تقریباً همان عدد پراکندگی راکتور اصلی

ب) در طول ثابت قطر را دو برابر کنیم (زمان اقامت متوسط ثابت)

$$\bar{t}_1 = \bar{t}_2 = cte = \frac{L}{u} \quad L \text{ ثابت است پس } u \text{ نیز باید ثابت باشد.} \quad \longrightarrow \quad L' = L, u' = u$$

$$Re' = \frac{\rho \cdot u \cdot d'_t}{\mu} = \frac{\rho \cdot u \cdot (2d_t)}{\mu} = 2Re = 400$$

$$Re' \cdot Sc = 400 \times 0.25 = 100 \quad \xrightarrow{\text{نمودار}} \quad \text{عدد پراکندگی جدید} \quad \frac{D}{u \cdot L} = \frac{D}{u \cdot d'_t} \cdot \frac{d'_t}{L} = 0.4 \times \frac{2d_t}{L} = 0.8 \frac{d_t}{L} = 4 \left(0.2 \frac{d_t}{L} \right)$$

۴ برابر عدد پراکندگی قدیم

* پس روش بهتر این است که طول را زیاد کنیم و اگر قطر دو برابر شود به سمت همزده می‌رود.