

به نام پروردگار یکتا

# اصول عملیات واحد

(جلسه سوم)

مدرس: عباسی

\* اگر دما و فشار بر ضریب نفوذ در گازها :

$$D_{AB} \propto \frac{T^{3/2}}{P \Omega_D} \Rightarrow \frac{D_{AB_2}}{D_{AB_1}} = \left(\frac{T_2}{T_1}\right)^{3/2} \left(\frac{P_1}{P_2}\right) \left(\frac{\Omega_{D1}}{\Omega_{D2}}\right) \xrightarrow[\text{کم باشد}]{\Delta T \text{ ال}} D_{AB} \propto T^{3/2}/P$$



$$D_{AB} = \frac{2 \times 10^{-22} (1.084 - 0.249) \sqrt{\frac{1}{M_A} + \frac{1}{M_B}} T^{3/2} \sqrt{\frac{1}{M_A} + \frac{1}{M_B}}}{P_t (S_{AB})^2 \Omega_D} \rightarrow \text{kg/kg mol}$$

$\downarrow$   $m^2/s$   
 $P_t$   $\downarrow$   $P_a$   
 $(S_{AB})^2$   $\downarrow$   $m$   
 $\Omega_D$  تابع برخورد  
 مقدار برای دما و فشار همگام برخورد

مثال: ضریب نفوذ CO<sub>2</sub> در He در دما 3.2 °C و فشار اتمسفر برابر با 5.31 × 10<sup>-5</sup> m<sup>2</sup>/s است. مقدار ضریب نفوذ CO<sub>2</sub> در He را در دما 225 °C و فشار اتمسفر تعیین کنید.

پاسخ:

$$T_1 = 3.2 + 273 = 276.2 \text{ K} \Rightarrow \left(\frac{kT}{\epsilon_{AB}}\right)_1 = 6.18 \Rightarrow \Omega_{D1} = 0.8078$$

$$T_2 = 225 + 273 = 498 \text{ K} \Rightarrow \left(\frac{kT}{\epsilon_{AB}}\right)_2 = 11.15 \Rightarrow \Omega_{D2} = 0.7334$$

$$\frac{T}{\epsilon_{AB} k} = \frac{kT}{\epsilon_{AB}}$$

$$\Rightarrow \frac{D_{AB_2}}{D_{AB_1}} = \left(\frac{T_2}{T_1}\right)^{3/2} \left(\frac{\Omega_{D1}}{\Omega_{D2}}\right) \Rightarrow D_{AB_2} = 14.16 \times 10^{-5} \text{ m}^2/s$$

## ضرب نفوذ در مایعات

ضرب الکتریسیته

لی برای محلول های رقیق، رابطه Wilk - Chang ارائه شده است:

$$D_{AB} = \frac{(117.3 \times 10^{-18}) (\phi M_B)^{1/2} T}{\mu V_A^{0.6}}$$

$\downarrow$   $m^2/s$   
 $\uparrow$   $kg/mol$  جرم مولی حلال  
 $\uparrow$   $kg/mol$  جرم مولی حلال  
 $\downarrow$   $kg/m.s$  ویسکوزیته محلول  
 $\rightarrow$   $m^3/kgmol$  حجم مولی در فشار و دمای جوئی

$$\phi = \begin{cases} 2.26 & \text{آب به عنوان حلال} \\ 1.9 & \text{متانول به عنوان حلال} \\ 1.5 & \text{اتانول به عنوان حلال} \\ 1.0 & \text{حلال های غیر مجتمع} \end{cases}$$

مثال: ضرب نفوذ کربن تتراکلرید را در متانول در دمای  $150^\circ C$  محاسبه نمایید.

پاسخ:  $\phi = 1.9$

$$M_B = 12 + 4 \times 1 + 16 = 32$$

$$V_A = V_c + 4V_{cl} = 0.0148 + 4 \times 0.0246 = 0.1132$$

$$\mu_B = 0.65 \times 10^{-3}$$

$$\Rightarrow D_{AB} = \frac{(117.3 \times 10^{-18}) (1.9 \times 32)^{1/2} (273 + 150)}{(0.65 \times 10^{-3}) (0.1132)^{0.6}} = 1.498 \times 10^{-9} m^2/s$$

## جدول (۲-۷) : حجم های اتمی و مولکولی

بر حسب (cm<sup>3</sup> / gmol)

حجم مولکولی		حجم اتمی	
۱۴/۳	H <sub>۲</sub>	۱۴/۸	کربن
۲۵/۶	O <sub>۲</sub>	۳/۷	هیدروژن
۳۱/۲	N <sub>۲</sub>	۲۴/۶	کالر
۲۹/۹	هوا	۲۷/۰	برم
۳۰/۷	CO	۳۷/۰	ید
۳۴/۰	CO <sub>۲</sub>	۲۵/۶	گلوگرد
۴۴/۸	SO <sub>۲</sub>	۱۵/۶	ازت (در بندهای دوگانه)
۲۳/۶	NO	۱۰/۵	ازت در آمینهای نوع اول
۳۶/۴	N <sub>۲</sub> O	۱۲/۰	ازت در آمینهای نوع دوم
۲۵/۸	NH <sub>۲</sub>	۷/۴	اکسیژن در ترکیبات (بجز استنهای زیر)
۱۸/۹	H <sub>۲</sub> O	۹/۱	اکسیژن در متیل استرها
۳۲/۹	H <sub>۲</sub> S	۱۱/۰	اکسیژن در استرهای بالاتر
۵۱/۵	CoS	۱۲/۰	اکسیژن در اسیدها (-OH)
۴۸/۴	Cl <sub>۲</sub>	۹/۹	اکسیژن در متیل اترها
۳۷	P	۱۱/۰	اکسیژن در اترهای بالاتر
۳۷	I	۱۵	برای حلقه بنزن : تفریق شود
۸۷	F	۳۰	برای حلقه نفتالین : تفریق شود
		۸/۵	برای حلقه چهارتایی : تفریق شود
		۱۱/۵	برای حلقه پنج تایی : تفریق شود

مثال: ضریب نفوذ برموفرم ( $\text{CHBr}_3$ ) در محلول رقیق استون در دمای  $25^\circ\text{C}$ ،  $2.9 \times 10^{-5} \text{ cm}^2/\text{s}$  گزارش کرده اند. ضریب نفوذ بنزونیتریک اسید را در محلول رقیق استون در همان دما به دست آورید.

پاسخ:

$$D_{AB} = \frac{(117.3 \times 10^{-18}) (\phi M_B)^{1/2} T}{\mu V_A^{0.6}}$$

$$D_{CB} = \frac{(117.3 \times 10^{-18}) (\phi M_B)^{1/2} T}{\mu V_C^{0.6}}$$

$$\Rightarrow \frac{D_{CB}}{D_{AB}} = \left( \frac{V_A}{V_C} \right)^{0.6}$$

$$V_A = V_C + V_H + 3V_{Br} = (14.8 + 3.7 + 3 \times 27) \times 10^{-3} = 0.0995$$

$$V_C = 7V_C + 6V_H + 2V_O = 15 \times 10^{-3} = (7 \times 14.8 + 6 \times 3.7 + 2 \times 7.4) \times 10^{-3} - 15 \times 10^{-3} = 0.1256$$

$$\Rightarrow D_{CB} = 2.9 \times 10^{-9} \left( \frac{0.0995}{0.1256} \right)^{0.6} = 2.52 \times 10^{-9} \text{ m}^2/\text{s}$$

\* اثر دما بر ضریب نفوذ در مایعات :

$$D_{AB} \propto \frac{T}{\mu} \Rightarrow \frac{D_{AB2}}{D_{AB1}} = \left( \frac{T_2}{T_1} \right) \left( \frac{\mu_1}{\mu_2} \right)$$

انتقال هم در شرایط یکپارچه (سیال ساکن، جریان آرام، جامدات)

برای یک سیستم درجه دوم داریم:

فرض ۱- انتقال هم یک بعدی در جهت z  
فرض ۲- ثابت است

$$N_A = J_A + X_A(N_A + N_B) \Rightarrow N_A = -CD_{AB} \frac{dX_A}{dz} + X_A(N_A + N_B) = -D_{AB} \frac{dC_A}{dz} + \frac{C_A}{C}(N_A + N_B)$$

$$\Rightarrow N_A C - C_A(N_A + N_B) = -CD_{AB} \frac{dC_A}{dz} \Rightarrow dz = -CD_{AB} \frac{dC_A}{N_A C + C_A(N_A + N_B)}$$

- ①  $z = z_1, C_A = C_{A1}$
- ②  $z = z_2, C_A = C_{A2}$

$$\int_{z_1}^{z_2} dz = -CD_{AB} \int_{C_{A1}}^{C_{A2}} \frac{dC_A}{N_A C - C_A(N_A + N_B)} \xrightarrow{N_A \text{ ثابت است}} z_2 - z_1 = CD_{AB} \frac{1}{N_A + N_B} \ln \frac{N_A C - C_{A2}(N_A + N_B)}{N_A C - C_{A1}(N_A + N_B)}$$

$$\frac{X_A N_A}{z_2 - z_1} = z$$

$$N_A = \frac{N_A}{N_A + N_B} \frac{CD_{AB}}{z} \ln \left[ \frac{\frac{N_A}{N_A + N_B} - X_{A2}}{\frac{N_A}{N_A + N_B} - X_{A1}} \right]$$

با استفاده از قانون گایس  
 $C = \frac{P}{RT}$

$$N_A = \frac{N_A}{N_A + N_B} \frac{P D_{AB}}{RT z} \ln \left[ \frac{\frac{N_A}{N_A + N_B} - \frac{P_{A2}}{P}}{\frac{N_A}{N_A + N_B} - \frac{P_{A1}}{P}} \right]$$

\* پس از تعیین  $N_A$  ، مقدار دبی انتقال جرم از رابطه زیر به دست می آید :

$$\dot{m}_A = N_A \cdot S \cdot M_A \xrightarrow{ک} \frac{\text{mol}}{\text{m}^2 \cdot \text{s}} \times \text{m}^2 \cdot \frac{\text{g}}{\text{g mol}} = \frac{\text{g}}{\text{s}}$$

S : سطح مقطع عمود بر مسیر انتقال جرم است .

برای محاسبه  $\rightarrow$

$$C = \left( \frac{\rho}{M} \right)_{av}$$

$$\left( \frac{\rho}{M} \right)_{av} = \frac{1}{2} \left[ \left( \frac{\rho}{M} \right)_1 + \left( \frac{\rho}{M} \right)_2 \right]$$

$$M_1 = x_{A1} M_A + x_{B1} M_B$$

$$M_2 = x_{A2} M_A + x_{B2} M_B$$

$$N_A = \frac{N_A}{N_A + N_B} \frac{D_{AB}}{z} \left( \frac{\rho}{M} \right)_{av} \ln \left[ \frac{\frac{N_A}{N_A + N_B} - \frac{C_{A2}}{C}}{\frac{N_A}{N_A + N_B} - \frac{C_{A1}}{C}} \right]$$

\* پس لازم است  $N_A$  تعیین شود. برای این کار باید  $\frac{N_A}{N_A+N_B}$  مشخص شود. این کار در برخی حالت های خاص راحت است :

۱- نفوذ متقابل (انتقال جرم برابر و در جهت عکس یکدیگر)  $N_A = -N_B$  مثال نفوذ دو گاز در یکدیگر.

۲- نفوذ در حباب ساکن (انتقال جرم یک جزء)  $N_B = 0$  مثال بخیر مایع در گازی که انحلال پذیری ناچیزی دارد.

۳- واکنش روی سطح کاتالیز و استفاده از استوکیومتری واکنش

### نفوذ متقابل

باید از ابتدا رابطه دیگری به دست آورد.  $\Rightarrow$  تعریف نشده  $\Rightarrow \frac{N_A}{N_A+N_B} = N_A = -N_B$

$$N_A = J_A + x_A (N_A + N_B) \Rightarrow N_A = -D_{AB} \frac{dC_A}{dz} \Rightarrow N_A \int_{z_1}^{z_2} dz = -D_{AB} \int_{C_{A1}}^{C_{A2}} dC_A \Rightarrow N_A = \frac{D_{AB}}{z} (C_{A1} - C_{A2})$$

$$\Rightarrow N_A = \frac{C D_{AB}}{z} (x_{A1} - x_{A2})$$



مثال: برای اینکه فشار در نزدیکی یک خط لوله صنعتی حاوی گاز آمونیاک در حدود  $1 \text{ atm}$  باقی بماند، آن را به عنوان محیط متصل می‌کنند. این کار با اتصال لوله ای به قطر  $3$  میلی‌متر و طول  $20$  متر به خط لوله آمونیاک صورت می‌گیرد. سردیگر لوله متصل شده در عنوان محیط قرار دارد و دمای آن  $25^\circ\text{C}$  است. نرخ انتقال جرم آمونیاک به اتمسفر چقدر است؟

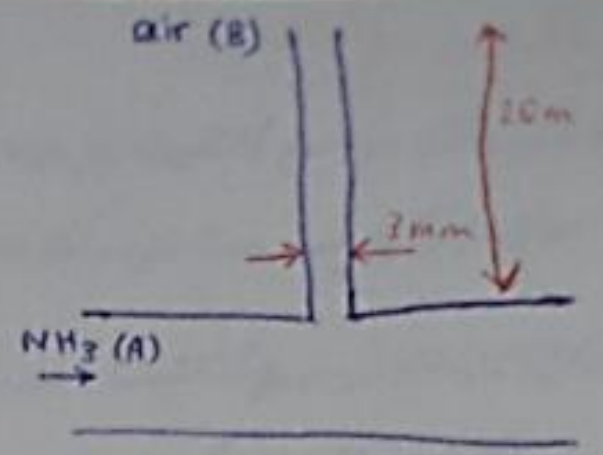
@  $T = 0^\circ\text{C}$  ,  $P = 1 \text{ atm} \rightarrow D_{AB} = 1.98 \times 10^{-5} \text{ m}^2/\text{s}$   
 $R = 8.314 \text{ N}\cdot\text{m}/\text{mol}\cdot\text{K}$

چون نفوذ گاز از دو طرف به سمت هم است، پس تقریباً نفوذ متقابل برقرار است.

$$N_A = -C D_{AB} \frac{dx_A}{dz} + x_A (N_A + N_B) \Rightarrow N_A = \frac{C D_{AB}}{z} (x_{A1} - x_{A2})$$

چون لوله خنثی است، مقدار انتقال جرم کم است و می‌توان غلظت آمونیاک را در هوا نادیده گرفت  $x_{A2} \approx 0$

$$N_A = \frac{C D_{AB}}{z} x_{A1} \xrightarrow[\text{فرض گاز ایده‌آل}]{C = \frac{P}{RT}} N_A = \frac{P D_{AB} x_{A1}}{RT z}$$

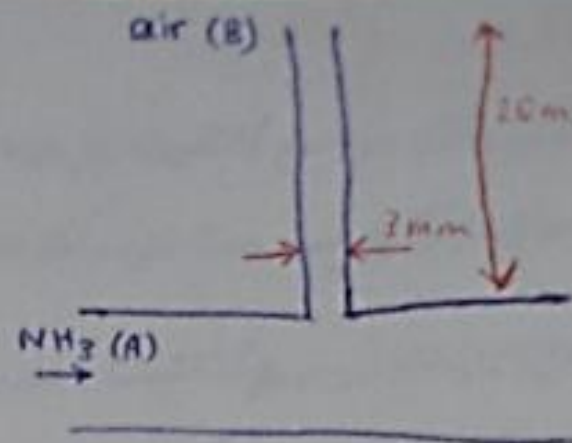


چون نفوذ دو گاز از دو طرف به سمت هم است، پس ششرا با نفوذ متقابل برقرار است.

$$N_A = -C D_{AB} \frac{dx_A}{dz} + x_A (N_A + N_B) \Rightarrow N_A = \frac{C D_{AB}}{z} (x_{A1} - x_{A2})$$

چون لوله خنثی است، مقدار انتقال جرم کم است و میتوان غلظت آمونیاک را در هوا نادیده گرفت  $\leftarrow x_{A2} \approx 0$

$$N_A = \frac{C D_{AB}}{z} x_{A1} \xrightarrow{\text{فرض گاز ایده‌آل}} N_A = \frac{P D_{AB} x_{A1}}{RT z} \quad C = \frac{P}{RT}$$



$$\frac{(D_{AB})_{25^\circ\text{C}}}{(D_{AB})_{0^\circ\text{C}}} = \left( \frac{25+273}{0+273} \right)^{3/2} \Rightarrow (D_{AB})_{25^\circ\text{C}} = 2.26 \times 10^{-5} \text{ m}^2/\text{s}, \quad x_{A1} \approx 1 \quad \left( x_{A1} = \frac{P_{A1}}{P_t} = \frac{1}{1} = 1 \right)$$

$$P_t = 1 \text{ atm} = 101325 \text{ Pa}, \quad T = 293 \text{ K}, \quad z = 20 \text{ m}, \quad R = 8.314 \frac{\text{N}\cdot\text{m}}{\text{gmol}\cdot\text{K}} \Rightarrow N_A = 4.61 \times 10^{-8} \text{ kmol}/\text{m}^2\cdot\text{s}$$

$$\Rightarrow \dot{m} = N_A \cdot S \cdot M_A = (4.61 \times 10^{-8}) \left( \frac{\pi}{4} \times (3 \times 10^{-3})^2 \right) \left( 17 \frac{\text{kg}}{\text{kmol}} \right) = 1.996 \times 10^{-8} \text{ kg/hr}$$

تکلیف: ضریب نفوذ بخار استون را در هوا در شرایط دمای صفر درجه سلسیوس و فشار یک اتمسفر به کمک رابطه ویک - لی محاسبه کنید.

تکلیف: ضریب نفوذ کربن دی اکسید در هلیوم در فشار یک اتمسفر و دمای ۳۲ درجه سانتی گراد برابر با  $5.31 \times 10^{-5} \frac{m^2}{s}$  است. ضریب نفوذ این سیستم را در فشار یک اتمسفر و دمای ۲۲۵ درجه سانتی گراد تخمین بزنید.

تکلیف: ضریب نفوذ  $C_6H_{14}O_6$  را در محلول رقیق آب ۲۰ درجه سانتی گراد محاسبه کنید.

مهلت ارسال پاسخ: تا یک هفته پس از ارسال فایل تدریس

ارسال پاسخ به ایمیل:

**[a.abasi.eng2014@gmail.com](mailto:a.abasi.eng2014@gmail.com)**

در عنوان ایمیل حتما "تکلیف سوم درس اصول عملیات واحد" نوشته شود.

نام فایل، نام دانشجو باشد.