

«Mass Transfer Operation»

* نام درس: عملیات انتقال جرم

* استاد درس: دکتر ذکا

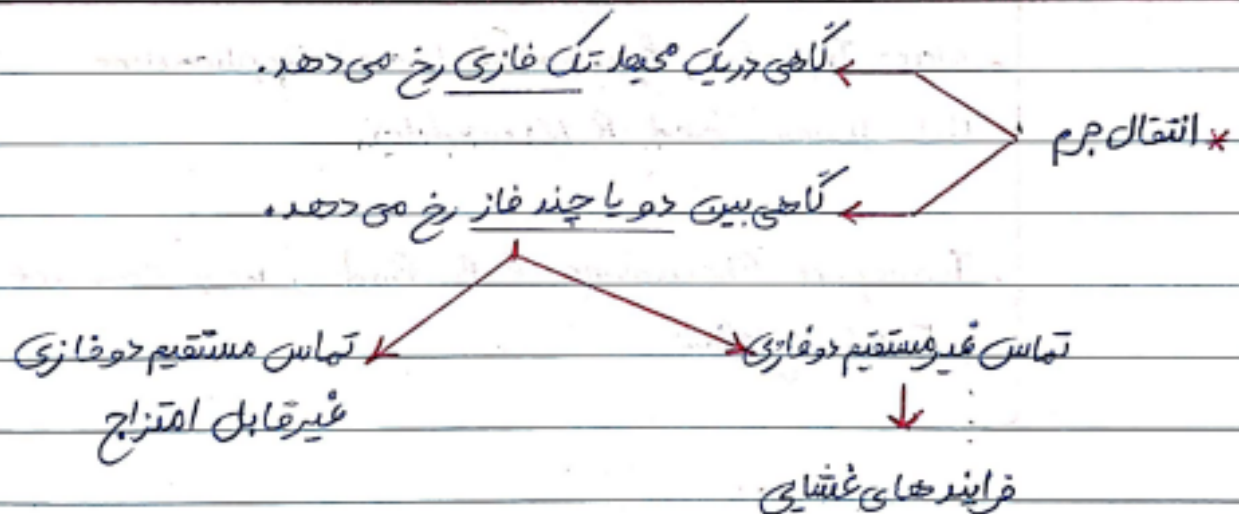
مراجع

- Mass Transfer Operations, R.E. Treybal
- Transport Processes and Unit Operation C.J. Geankoplis
- Mass Transfer; fundamental and Applications
A.L. Hines and R.N. Maddox
- Transport Phenomena R.B. Bird, W.E. Stewart
, E.N. Lightfoot

• انتقال جرم: انتقال یک یا چند جزء از میان یک محیط به واسطه فرم‌هایی از نیروی محرکه. (مثال: تغییر آب به هوای اتاق، کشش شدن ذرات اسپری در هوا، جای گیسوای، اسمز، اختلاط و...)»

نیروی محرکه: {
(ΔC) اختلاف غلظت *
(ΔP) اختلاف فشار
(ΔE) اختلاف پتانسیل الکتریکی
(ΔT) اختلاف دما

* اگر اختلاف پتانسیل شیمیایی وجود داشته باشد، انتقال جرم داریم.



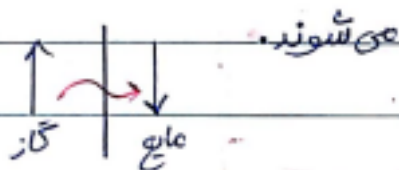
Separation processes

{ * Single phase
* Between two phase { * Direct contact
* Indirect contact

- ✓ Gas-Liquid
- ✓ Gas-solid
- ✓ Liquid-Solid
- ✓ Liquid-Liquid

انتقال جرم بین دو فاز ← تماس مستقیم دو فاز
غیر قابل امتزاج
✓ گاز-مایع
✓ گاز-جامد
✓ مایع-جامد
✓ مایع-مایع

جذب گازی (Absorption) ← اجزایی از فاز گاز جذب فاز مایع می‌شوند.



مثال: شیرین سازی گاز طبیعی

دفع گازی (Stripping) ← اجزایی از مایع به گاز می‌روند و برعکس جذب گازی است.



مثال: از بین رفتن گاز نوشابه - برج های هواگیری از آب

تبخیر (Evaporation)

تقطیر (Distillation) ← برای مواردی که نقطه جوش آنها

تزدیک هم است استفاده می‌شود. مثال:

تقطیر آب و الکل

رطوبت زنی (Humidification) ← مثال: کولر آبی

رطوبت گیری (Dehumidification) ← مثال: کولر گازی

* گاز جامد : جذب سطحی (Adsorption) ← ذراتی از گاز وارد جامد می شوند

• دفع سطحی (Desorption)

• خشک کردن (Drying)

• تصفیه (Sublimation) مثال ← Freeze drying (خشک کردن

انجمادی)

* مایع جامد : جذب سطحی (Adsorption) ← ذراتی از مایع جذب جامد می شوند

• دفع سطحی (Desorption) ← ذراتی از جامد جذب مایع می شوند

• Leaching ← یک جامدی داریم که در تماس با یک حلالی

قرار می گیرد و ذراتی از جامد داخل این حلال حل می شوند.

← مثال: ذم کردن چایی، قهوه

• تبلور (Crystallization) ← مثال: تولید نبات

• Liquid-Liquid Extraction

* مایع مایع :

تماس مستقیم دو فاز غیر قابل امتزاج } جلسه قبل بررسی شد

انتقال جرم بین دو فاز

- تماس غیر مستقیم
 - میکروفیلتراسیون
 - اولترافیلتراسیون
 - اسمز معکوس
 - دیالیز
 - ?

- فرآیندهای جداسازی مکانیکی
 - اختلاط (Mixing)
 - فیلتراسیون (Filtration)
 - تر نشینی (Sedimentation)
 - سانتریفیوژ (Centrifugation)
 - خرد کردن (Size reduction)

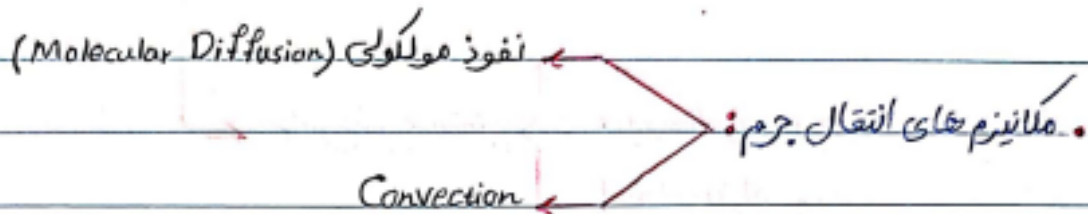
نمونه‌هایی از دیگر فرآیندها:

- فرآیند پایدار
 - فرآیند ناپایدار
- فرآیند مرحله‌ای (Stage wise)
 - فرآیند پیوسته

- عملیات مستقیم
- عملیات غیر مستقیم

- Batch
- Continues

* فصل دوم: نفوذ مولکولی در سیالات (Molecular Diffusion in Fluids)



← نفوذ مولکولی به دلیل برخورد ذرات و جنبش مولکولی رخ می دهد.

* به طور کلی نفوذ مولکولی پدیده کنونی است.

* با افزایش دما، نفوذ مولکولی افزایش می یابد.

* با افزایش فشار، نفوذ مولکولی کاهش می یابد.

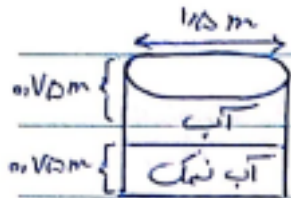
← (در هدایت و انرژی توسط ذره منتقل می شود پس هر چه ذرات بهم نزدیکتر باشند، هدایت حرارتی بهتر است اما در نفوذ مولکولی در انتقال جرم، خود ذره منتقل می شود پس هر چه ذرات کمتر فشرده باشند، انتقال بیشتر خواهد بود.)

* نفوذ مولکولی در جامدات و مایعات کم می باشد ولی در گازها بیشتر است.

مخزنی به قطر ۱.۵ متر را در نظر بگیرید که آب نمک به عمق ۵ متر در آن ریخته شده است. تصور کنید که لایه ای از آب به ضخامت ۵ متر بر روی لایه آب نمک قرار بگیرد بدون آنکه آن را بهم بریزد. حال اگر محتویات مخزن را برای مدتی به شکل ساکن در کنار هم قرار دهیم، نمک به تدریج و از طریق نفوذ مولکولی به درون آب نفوذ نموده و در انتها

ادامه ←

غلظت آن به نصف مقدار اولیه کاهش می یابد. این فرآیند بسیار کند بوده و با محاسبه معلوم می شود که غلظت نمک در سطح فوقانی پس از ۱ سال به ۸۷.۵ درصد مقدار نهایی و پس از ۲۸ سال ۲ به ۹۹ درصد مقدار نهایی خود خواهد رسید.



• **نرخ انتقال جرم:** $\text{Rate} = \frac{\text{کمیت}}{\text{زمان}}$ مثال $\frac{\text{kg}}{\text{s}}$ یا $\frac{\text{m}^3}{\text{s}}$

• **شار انتقال جرم:** $\text{Flux} = \frac{\text{کمیت}}{\text{زمان} \cdot \text{مساحت}}$ مثال $\frac{\text{kg}}{\text{m}^2 \cdot \text{s}}$

بطور کلی $\text{شار} = \frac{\text{نیروی محرکه}}{\text{مقاومت}}$ مثال $q = \frac{\Delta T}{\frac{L}{k} + \frac{1}{h}}$

هدایت در انتقال حرارت: $q = -k \frac{dT}{dz}$

قانون اول فیک (Fick's First Law): نفوذ در انتقال جرم: $J_A = -D_{AB} \frac{dc_A}{dz}$ \rightarrow پدیده های انتقال

انتقال موئینوم: $\tau = -\mu \frac{du}{dz}$

• در محیط تک فازي، انتقال جرم از غلظت بیشتر به غلظت کمتر می رود.

انواع غلظت:

• C_A : molar concentration $\rightarrow \frac{\text{mol A}}{\text{حجم کل}} \xrightarrow{\text{مثلاً}} \frac{\text{gmol A}}{\text{cm}^3}$

$\frac{\text{kg mol A}}{\text{m}^3}, \frac{\text{lb mol A}}{\text{ft}^3}$

$C_A + C_B + C_C + \dots = C \rightarrow$ molar density (چگالی مولی)
 ← غلظت کل = مول کل / حجم کل

• π_A, y_A : mole fraction $\rightarrow \frac{A \text{ مول}}{\text{مول کل}} = \frac{C_A}{C}$

• P_A : mass concentration $\rightarrow \frac{\text{جرم A}}{\text{حجم کل}} \xrightarrow{\text{مثلاً}} \frac{\text{g}}{\text{cm}^3}$

← چگالی نسبت به غلظت و جرم باشد.

$P_A + P_B + P_C + \dots = P \rightarrow$ mass density

چگالی = $\frac{\text{جرم کل}}{\text{حجم کل}}$ ، $\frac{\text{جرم (مثلاً A)}}{\text{حجم کل}} = A \text{ غلظت}$

• w_A : mass fraction $\rightarrow w_A = \frac{P_A}{P} \left(\frac{A \text{ جرم}}{\text{جرم کل}} \right)$

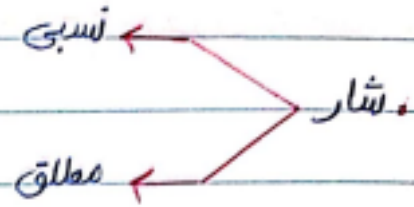
• X_A, Y_A : $\rightarrow \begin{cases} X_A = \frac{x_A}{1-x_A} \\ Y_A = \frac{y_A}{1-y_A} \end{cases}$

• P_A : فشار جزئی $\rightarrow \frac{P_A}{P_t} =$ mole fraction

$PV = nRT \rightarrow \frac{P}{RT} = \frac{n}{V} = C$ density

AYLAR

✓



مثال: فرض می‌کنیم فردی در قطار در حال حرکت است. سرعت راه رفتن شخصی در داخل قطار برابر با u_{Ad} می‌باشد. سرعت قطار هم U می‌باشد. کسی که این فرد را از بیرون نظاره می‌کند مجموع این دو سرعت راهی بیند یعنی u_A .



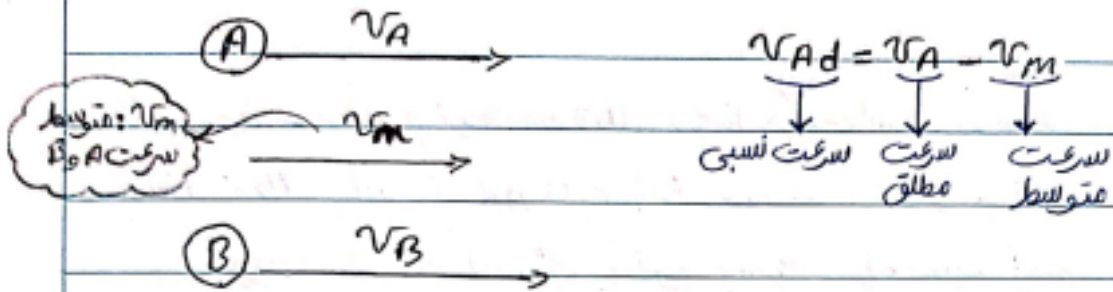
مثالی دیگر: یک ماهی در خلاف جهت جریان آب رودخانه در حال حرکت است. سرعت ماهی در اینجا برابر u_{m} و سرعت رودخانه برابر با U می‌باشد. ماهی گمبری که از بیرون این ماهی را نظاره می‌کند، مجموع این دو سرعت (یعنی سرعت ماهی و رودخانه) راهی بیند یعنی u_m .

سرعت ماهی نسبت به مکان متحرک ← سرعت نسبی (u_m)
 سرعت ماهی نسبت به مکان ثابت ← سرعت مطلق (u_m)

سرعت نسبی + سرعت محیط = سرعت مطلق



فرض کنید دو ذره A و B داریم. زمانی انتقال حجم ریغ می دهد که A نسبت به B سرعت متفاوتی داشته باشد.



$$v_A = v_{Ad} + v_m \xrightarrow{\times CA} CA v_A = CA v_{Ad} + CA v_m$$

$CA v_A = N_A \rightarrow$ شار مطلق (Absolute flux)
 $CA v_{Ad} = J_A \rightarrow$ شار نسبی (Relative flux)
 $\implies N_A = J_A + CA v_m$

(Annotations: $CA v_A$ is labeled as 'نماینده نفوذ مولکولی' (molecular flux representative) and 'حرکت توده ای سیال' (fluid bulk motion). $CA v_m$ is labeled as 'نماینده' (representative).)

در چه مواقعی N_A و J_A با هم برابرند؟
 • نفوذ در جامدات
 • نفوذ متقابل
 • محیط رقیق از A و انتقال حجم کم

$$N_A = J_A + C_A v_M$$

$$\left(v_M = x_A v_A + x_B v_B \xrightarrow{x_A = \frac{C_A}{C}, x_B = \frac{C_B}{C}} v_M = \frac{C_A v_A + C_B v_B}{C} \right)$$

$$\rightarrow N_A = J_A + \frac{C_A(C_A v_A + C_B v_B)}{C} \xrightarrow{N_A = C_A v_A, N_B = C_B v_B} N_A = J_A + \frac{C_A(N_A + N_B)}{C}$$

برای یک مخلوط دو جزئی

$$\left\{ \begin{aligned} N_A &= -D_{AB} \frac{dc_A}{dz} + \frac{C_A}{C} (N_A + N_B) \\ N_B &= -D_{BA} \frac{dc_B}{dz} + \frac{C_B}{C} (N_A + N_B) \end{aligned} \right.$$

برای یک مخلوط n جزئی

$$N_A = -D_{AM} \frac{dc_A}{dz} + \frac{C_A}{C} \left(\sum_{i=A}^n N_i \right)$$

نکته: در یک مخلوط n جزئی $\sum J_i = 0$

(اثبات: برای یک مخلوط دو جزئی):

$$N_A = J_A + \frac{C_A}{C} (N_A + N_B)$$

$$N_B = J_B + \frac{C_B}{C} (N_A + N_B)$$

$$\xrightarrow{\text{جمع}} N_A + N_B = (J_A + J_B) + (N_A + N_B) \left(\frac{C_A + C_B}{C} \right)$$

$$\rightarrow N_A + N_B = (J_A + J_B) + (N_A + N_B) \overbrace{\left(\frac{C_A + C_B}{C} \right)}^{=1} \rightarrow J_A + J_B = 0$$

اثبات: $J_A + J_B = 0 \rightarrow -D_{AB} \frac{dc_A}{dz} - D_{BA} \frac{dc_B}{dz} = 0$

اگر غلظت کل ثابت $C = C_A + C_B$ از طرفین $0 = dc_A + dc_B \rightarrow dc_A = -dc_B$ باشد یعنی ثابت C را در نظر بگیریم

نکته: اگر غلظت کلی ثابت باشد (ثابت C) $D_{AB} = D_{BA}$

در خصوص گازها، این نکته بسیار کاربرد دارد.

منظور از ثابت ماندن C این است که طبق رابطه $C = \frac{n}{V} = \frac{P}{RT}$ ، اگر فشار و دما ثابت بماند، غلظت ثابت می ماند.

ادامه $D_{AB} \frac{dc_A}{dz} = D_{BA} \frac{dc_B}{dz}$ $D_{AB} = D_{BA}$

• برای گازها: $C = \frac{n}{V} = \frac{P}{RT}$ غلظت کلی

• کاسه N_A

$$N_A = -D_{AB} \frac{dc_A}{dz} + \frac{C_A}{C} (N_A + N_B)$$

$$\rightarrow N_A - \frac{C_A}{C} (N_A + N_B) = -D_{AB} \frac{dc_A}{dz}$$

$$\rightarrow \frac{-dc_A}{N_A - \frac{C_A}{C} (N_A + N_B)} = \frac{dz}{D_{AB}}$$

$$\int_{C_A}^{C_{A1}} \frac{dc_A}{N_A - \frac{C_A}{C} (N_A + N_B)} = \int_{z_1}^{z_2} \frac{dz}{D_{AB}}$$

- شرطها
- D_{AB} ثابت است
 - steady state
 - $N_A + N_B \neq 0$
 - سطح انتقال در راستای z ثابت است
 - N_A ثابت است

ادامه