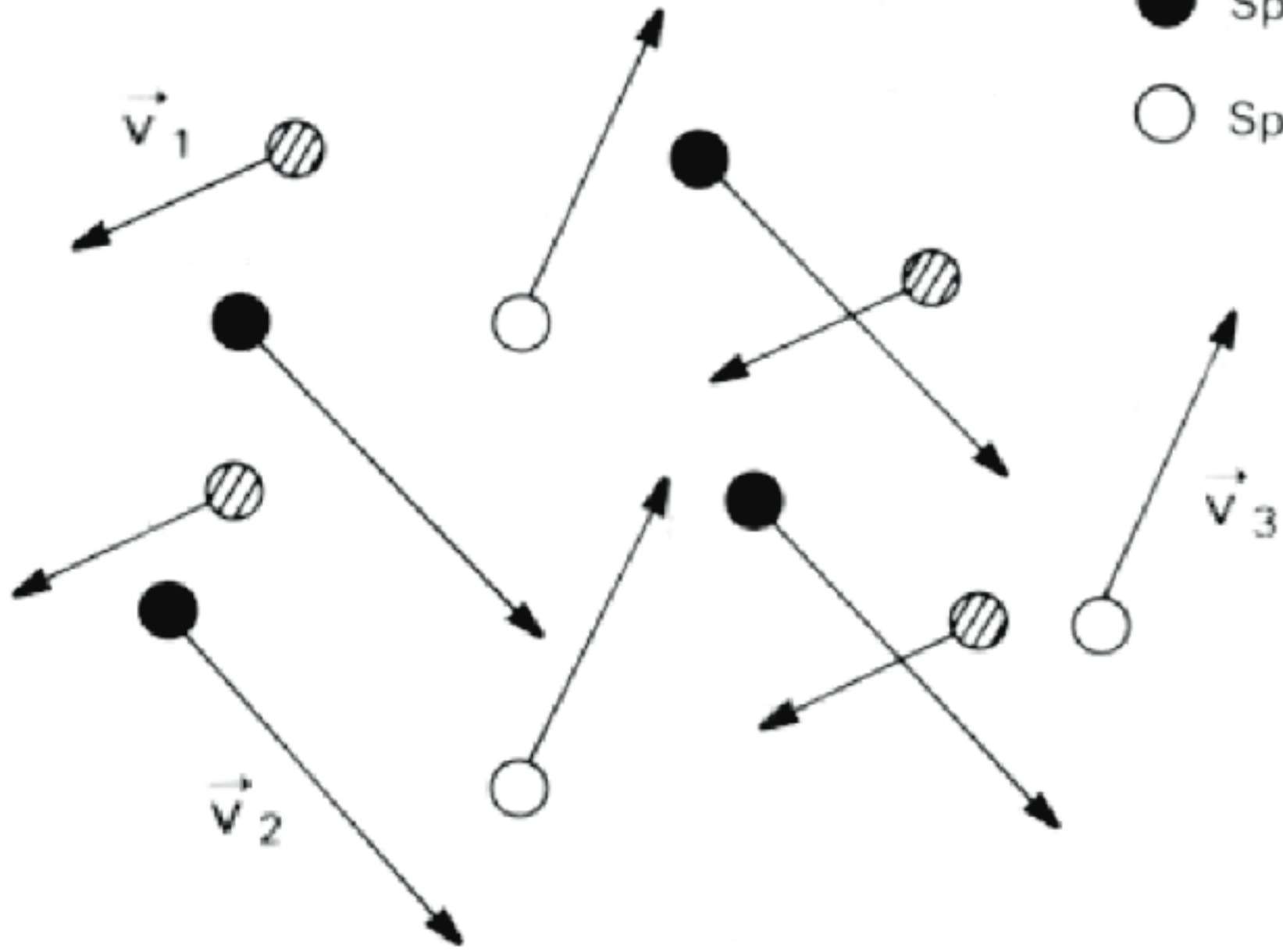


Le equazioni costitutive e di bilancio nel trasporto di materia

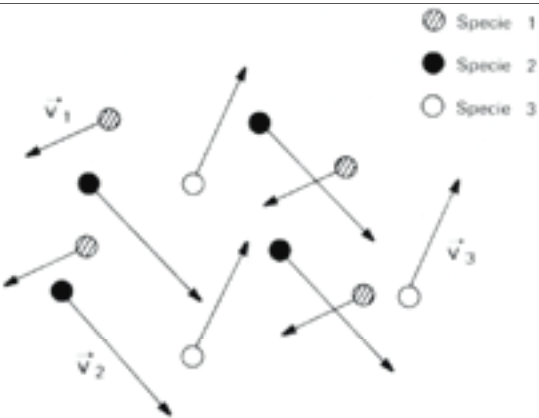
Fenomeni di Trasporto

Velocità medie

- Specie 1
- Specie 2
- Specie 3



Velocità medie



Velocità media massica

$$\mathbf{v} = \frac{\sum_{\alpha=1}^N \rho_{\alpha} \mathbf{v}_{\alpha}}{\sum_{\alpha=1}^N \rho_{\alpha}} = \frac{\sum_{\alpha=1}^N \rho_{\alpha} \mathbf{v}_{\alpha}}{\rho} = \sum_{\alpha=1}^N \omega_{\alpha} \mathbf{v}_{\alpha}$$

Velocità media molare

$$\mathbf{v}^* = \frac{\sum_{\alpha=1}^N c_{\alpha} \mathbf{v}_{\alpha}}{\sum_{\alpha=1}^N c_{\alpha}} = \frac{\sum_{\alpha=1}^N c_{\alpha} \mathbf{v}_{\alpha}}{c} = \sum_{\alpha=1}^N x_{\alpha} \mathbf{v}_{\alpha}$$

Il flusso convettivo

In unità di massa $\rho_\alpha \delta_x v_x + \rho_\alpha \delta_y v_y + \rho_\alpha \delta_z v_z = \rho_\alpha \mathbf{V}$

In unità di moli $c_\alpha \delta_x v_x^* + c_\alpha \delta_y v_y^* + c_\alpha \delta_z v_z^* = c_\alpha \mathbf{V}^*$

Il flusso diffusivo miscele binarie

In unità di massa

$$\mathbf{j}_A = \rho_A(\mathbf{v}_A - \mathbf{v}) = -\rho \mathcal{D}_{AB} \nabla \omega_A$$

In unità di moli

$$\mathbf{J}_A^* = c_A(\mathbf{v}_A - \mathbf{v}^*) = -c \mathcal{D}_{AB} \nabla \chi_A$$

Oss.:
$$\sum_{\alpha=1}^N \mathbf{j}_\alpha = \sum_{\alpha=1}^N \mathbf{J}_\alpha^* = 0$$

Il flusso complessivo

In unità di massa

$$\mathbf{n}_\alpha = \mathbf{j}_\alpha + \rho_\alpha \mathbf{V}$$

Oss.: $\mathbf{j}_\alpha = \mathbf{n}_\alpha - \omega_\alpha \sum_{\beta=1}^N \mathbf{n}_\beta$

Parte diffusiva

Parte convettiva

In unità di moli

$$\mathbf{N}_\alpha = \mathbf{J}_\alpha^* + c_\alpha \mathbf{V}^*$$

Oss.: $\mathbf{J}_\alpha^* = \mathbf{N}_\alpha - x_A \sum_{\beta=1}^N \mathbf{N}_\beta$

L'equazione di bilancio per le specie chimiche

In unità di massa

$$\frac{\partial \rho_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot \mathbf{n}_\alpha) + r_\alpha \quad \alpha = 1, 2, 3, \dots, N$$

Accumulo della specie α per unità di volume = Flusso netto sia per moto convettivo che diffusivo + Velocità di generazione della specie α per unità di volume

$$\frac{\partial c_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot \mathbf{N}_\alpha) + R_\alpha \quad \alpha = 1, 2, 3, \dots, N$$

In unità di moli

L'equazione di bilancio per le specie chimiche

In unità di massa

$$\frac{\partial \rho_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot \rho_\alpha \mathbf{v}) - (\nabla \cdot \mathbf{j}_\alpha) + r_\alpha \quad \alpha = 1, 2, 3, \dots, N$$

$\left\{ \begin{array}{l} \text{Accumulo} \\ \text{della specie } \alpha \\ \text{per unità di} \\ \text{volume} \end{array} \right\} = \left\{ \begin{array}{l} \text{Flusso} \\ \text{netto per} \\ \text{moto} \\ \text{convettivo} \end{array} \right\} + \left\{ \begin{array}{l} \text{Flusso} \\ \text{netto per} \\ \text{moto} \\ \text{diffusivo} \end{array} \right\} + \left\{ \begin{array}{l} \text{Velocità di} \\ \text{generazione della} \\ \text{specie } \alpha \text{ per unità} \\ \text{di volume} \end{array} \right\}$

$$\frac{\partial c_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot c_\alpha \mathbf{v}^*) - (\nabla \cdot \mathbf{J}_\alpha^*) + R_\alpha \quad \alpha = 1, 2, 3, \dots, N$$

In unità di moli

L'equazione di bilancio per le specie chimiche

In unità di massa

$$\frac{\partial \rho_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot \rho_\alpha \mathbf{v}) - (\nabla \cdot \mathbf{j}_\alpha) + r_\alpha \quad \alpha = 1, 2, 3, \dots, N$$

Sommando su tutte le specie chimiche

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} = -(\nabla \cdot \rho \mathbf{v})$$

L'equazione di bilancio per le specie chimiche

In unità di moli

$$\frac{\partial c_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot c_\alpha \mathbf{v}^*) - (\nabla \cdot \mathbf{J}_\alpha^*) + R_\alpha \quad \alpha = 1, 2, 3, \dots, N$$

Sommando su tutte le specie chimiche

$$\frac{\partial c}{\partial t} = -(\nabla \cdot c \mathbf{v}^*) + \sum_{\alpha=1}^N R_\alpha$$

Oss.: il termine di generazione non scompare perché in generale le moli non si conservano

L'equazione di bilancio per le specie chimiche: Casi particolari

$$\frac{\partial \rho_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot \rho_\alpha \mathbf{v}) - (\nabla \cdot \mathbf{j}_\alpha) + r_\alpha \quad \mathbf{j}_A = -\rho \mathcal{D}_{AB} \nabla \omega_A$$

Miscela binaria con $\rho \mathcal{D}_{AB}$ costante

$$\rho \frac{D\omega_A}{Dt} = \rho \left(\frac{\partial \omega_A}{\partial t} + (\mathbf{v} \cdot \nabla \omega_A) \right) = \rho \mathcal{D}_{AB} \nabla^2 \omega_A + r_A$$

Si applica solitamente nel caso di **miscele liquide**, per cui le proprietà dei singoli componenti non sono molto diverse fra loro

L'equazione di bilancio per le specie chimiche: Casi particolari

$$\frac{\partial \rho_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot \rho_\alpha \mathbf{v}) - (\nabla \cdot \mathbf{j}_\alpha) + r_\alpha \quad \mathbf{j}_A = -\rho \mathcal{D}_{AB} \nabla \omega_A$$

Miscela binaria con ρ e \mathcal{D}_{AB} costanti

$$\frac{\partial c_A}{\partial t} + (\mathbf{v} \cdot \nabla c_A) = \mathcal{D}_{AB} \nabla^2 c_A + \frac{r_A}{M_A}$$

L'equazione di bilancio per le specie chimiche: Casi particolari

$$\frac{\partial c_\alpha}{\partial t} = -(\nabla \cdot c_\alpha \mathbf{v}^*) - (\nabla \cdot \mathbf{J}_\alpha^*) + R_\alpha \quad \mathbf{J}_A^* = -c \mathcal{D}_{AB} \nabla x_A$$

Miscela binaria con $c \mathcal{D}_{AB}$ costante

$$c \left(\frac{\partial x_A}{\partial t} + (\mathbf{v}^* \cdot \nabla x_A) \right) = c \mathcal{D}_{AB} \nabla^2 x_A + (x_B R_A - x_A R_B)$$

Si applica solitamente nel caso di **miscele gassose**, per cui (nell'approssimazione di gas ideale) $c = P/RT$, o per **sistemi diluiti**

Oss.: x_A non è una grandezza definita per unità di massa.

L'equazione generale di bilancio non è utilizzabile.

L'equazione di bilancio per le specie chimiche Forma adimensionale

Per proprietà costanti:

$$\frac{Dc_A}{Dt} = \mathcal{D}_{AB} \nabla^2 c_A - k_n c_A^n$$

La velocità di scomparsa di A è stata scritta con
una reazione di ordine n

L'equazione di bilancio per le specie chimiche

Variabili adimensionali

$$\begin{aligned}\check{x} &= \frac{x}{l_0} & \check{y} &= \frac{y}{l_0} & \check{z} &= \frac{z}{l_0} & \check{t} &= \frac{v_0 t}{l_0} \\ \check{\mathbf{v}} &= \frac{\mathbf{v}}{v_0} & \check{\nabla} &= l_0 \nabla & \frac{D}{D\check{t}} &= \left(\frac{l_0}{v_0} \right) \frac{D}{Dt} \\ & & \check{c}_A &= \frac{c_A}{c_{A0}}\end{aligned}$$

L'equazione di bilancio per le specie chimiche

Forma adimensionale

$$\frac{D\check{c}_A}{Dt} = \frac{1}{\text{ReSc}} \check{\nabla}^2 \check{c}_A - \text{Da}^1 \check{c}_A^n$$

$$\text{Sc} = \left[\frac{\mu}{\rho \mathcal{D}_{AB}} \right] = \left[\frac{\nu}{\mathcal{D}_{AB}} \right] = \text{Schmidt number}$$

$$\text{Da}^1 = \left[\frac{l_0 k_n c_{A0}^{n-1}}{v_0} \right] = \text{first Damköhler number}$$

L'equazione di bilancio per le specie chimiche

Forma adimensionale

Se si considera la diffusione in solidi: $v_0 = \frac{\mathcal{D}_{AB}}{l_0}$

$$\frac{\partial \check{c}_A}{\partial \check{t}} = \frac{1}{\text{ReSc}} \check{\nabla}^2 \check{c}_A - \text{Da}^{\text{II}} \check{c}_A^n$$

$$\text{Da}^{\text{II}} = \left[\frac{l_0^2 k_n c_{A0}^{n-1}}{\mathcal{D}_{AB}} \right] = \text{second Damköhler number}$$

$$\phi = \sqrt{\text{Da}^{\text{II}}} = \text{Thiele modulus}$$

Confronto fra le equazioni di bilancio

