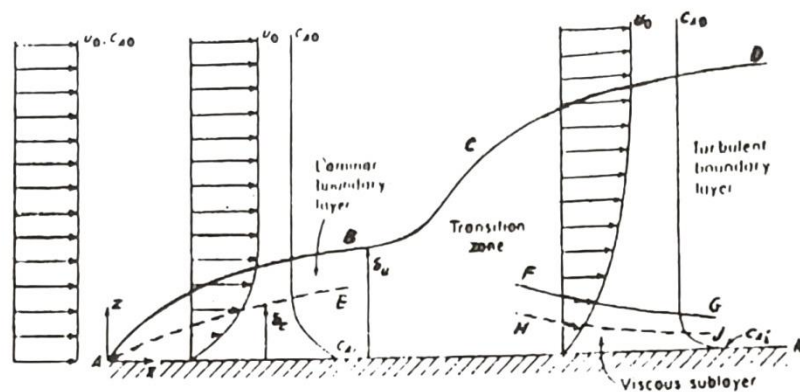


انتقال جرم به سیال در حال حرکت روی سطح افقی در جریان آرام

همانطور که می‌دانیم با حرکت سیال روی سطح جامد، لایه مرزی ممنتوم مطابق شکل زیر ایجاد خواهد شد. لایه مرزی ممنتوم ABCD حد فاصل بین سرعت U_0 و سرعت کمتر از U_0 می‌باشد. در صورتیکه انتقال جرم از سطح جامد به سیال صورت گیرد چنین لایه مرزی برای غلظت نیز دیده می‌شد، که حدفاصل غلظت C_{A0} و کمتر از آن خواهد بود. در ابتدای لایه مرزی، جریان کاملاً آرام است (منحنی AB در انتقال ممنتوم و منحنی AE در انتقال جرم). سپس به منطقه انتقالی و از آنجا به منطقه متلاطم خواهیم رسید. عدد رینولدز در این منطقه در حدی است که جریان کاملاً متلاطم است. در این منطقه لایه ویسکوز، جریانی کاملاً آرام دارد (منحنی FG در انتقال ممنتوم و HJ در انتقال جرم). اگر از اثر انتقال جرم در جهت Z بر پروفایل سرعت صرف نظر نشود، مسئله کمی مشکل‌تر می‌شود؛ لیکن با صرف نظر از اثر انتقال جرم در پروفایل سرعت و بررسی همزمان انتقال ممنتوم و انتقال جرم (که از لبه سطح صورت می‌گیرد) به حل همزمان معادلات ممنتوم، حرارت و جرم به پروفایل غلظت، حرارت و ممنتوم در لایه آرام خواهیم رسید.



شکل 6-6 لایه‌های مرزی روی صفحه افقی جامد

حل دقیق:

با استفاده از معادلات کلی پیوستگی و با توجه به آنکه از هرگونه تغییرات غلظت در جهت Y صرف نظر شده است، واکنش شیمیایی نداشته و حالت یکنواخت بررسی می‌شود. لذا:

$$U_x \frac{\partial U_x}{\partial x} + U_z \frac{\partial U_z}{\partial z} = \nu \left(\frac{\partial^2 U_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 U_x}{\partial z^2} \right) \quad (6-88)$$

$$U_x \frac{\partial T}{\partial x} + U_z \frac{\partial T}{\partial z} = \alpha \left(\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right) \quad (6-89)$$

$$U_x \frac{\partial C_A}{\partial x} + U_z \frac{\partial C_A}{\partial z} = D_{AB} \left(\frac{\partial^2 C_A}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 C_A}{\partial z^2} \right) \quad (6-90)$$

با تغییر متغیرهای زیر و اعمال شرایط مرزی در روابط فوق و با صرف نظر از نفوذ در جهت حرکت سیال می توان نوشت:

تغییر متغیرها:

$$U' = \frac{U_x - U_x|_{z=0}}{U_0 - U_x|_{z=0}}, \quad C'_A = \frac{C_A - C_{Ai}}{C_{A0} - C_{Ai}}, \quad T' = \frac{T - T_i}{T_0 - T_i}$$

که C_{Ai} ، T_i غلظت و دما در $Z = 0$ هستند.

شرایط مرزی:

$$Z = 0 \quad U_x|_{z=0} = 0, \quad C_A = C_{Ai}, \quad T = T_i, \quad U' = C'_A = T' = 0$$

$$Z = \infty \quad U_x|_{z=\infty} = U_0, \quad C_A = C_{A0}, \quad T = T_0, \quad U' = C'_A = T' = 1$$

$$x = 0 \quad U_x|_{z=z} = U_0, \quad C_A = C_{A0}, \quad T = T_0, \quad U' = C'_A = T' = 1$$

صرف نظر از نفوذ در جهت حرکت سیال:

$$U_x \frac{\partial U_x}{\partial x} + U_z \frac{\partial U_z}{\partial z} = \nu \frac{\partial^2 U_x}{\partial z^2} \quad (6-91)$$

$$U_x \frac{\partial T}{\partial x} + U_z \frac{\partial T}{\partial z} = \alpha \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \quad (6-92)$$

$$U_x \frac{\partial C_A}{\partial x} + U_z \frac{\partial C_A}{\partial z} = D_{AB} \frac{\partial^2 C_A}{\partial z^2} \quad (6-93)$$

ملاحظه می شود حل معادلات لایه مرزی، با شرایط مرزی یکسان و در صورت تساوی $\nu = \alpha = D_{AB}$ (که

در این صورت $Sc = \frac{\nu}{D}$ و $Pr = \frac{\nu}{\alpha}$ و $Pr = Sc = 1$ خواهد شد) و استفاده از روابط پیوستگی به روابط

نهایی یکسانی ختم خواهد شد.

$$Nu_x = \text{عدد ناسلت موضعی} = \frac{h_x x}{k} = 0.332 Re_x^{\frac{1}{2}} Pr^{\frac{1}{3}} \quad (6-94)$$

$$\overline{Nu}_{av} = \frac{\bar{h}L}{k} = 0.664 Re_L^{\frac{1}{2}} Pr^{\frac{1}{3}} \quad (6-95)$$

و نیز در انتقال جرم

$$Sh_x = \frac{f_x x}{CD_{AB}} = 0.332 Re_x^{\frac{1}{2}} Sc^{\frac{1}{3}} \quad (6-96)$$

$$\overline{Sh}_{av} = \frac{\overline{FL}}{CD_{AB}} = 0.664 Re_L^{\frac{1}{2}} Sc^{\frac{1}{3}} \quad (6-97)$$

رابطه انتقال جرم فوق برای مقدار انتقال جرم کم و $Re < 80000$ وقتی انتقال جرم از لبه سطح شروع می‌شود، مورد بررسی قرار گرفته و قابل استفاده خواهد بود. روابط فوق برای دستیابی به ضرایب انتقال حرارت و جرم در لایه مرزی آرام بدست آمده است. لیکن روابط تجربی دیگری برای منطقه متلاطم بدست آمده است که در بخش استفاده از روابط تجربی ارائه خواهد شد.

روش تقریبی (Von Karman)

روش دیگری در این رابطه برای حل مسئله و دستیابی به رابطه‌ای برای انتقال جرم در لایه مرزی آرام ارائه شده است. در این روش با استفاده از بیلان کلی و بیلان جزئی (برای جزء A) و دستیابی به پروفایل سرعت و غلظت در لایه مرزی به رابطه ضریب انتقال جرم موضعی خواهیم رسید و سپس ضریب انتقال جرم متوسط و مقدار انتقال جرم موضعی یا کلی قابل دستیابی است.

ضریب انتقال جرم موضعی

با استفاده از معادلات سرعت:

$$N_{A_0} = k_X(C_{Ai} - C_{A_0}) = -D_{AB} \left. \frac{\partial C_A}{\partial Z} \right|_{z=0}$$

اگر پروفایل غلظت در هر نقطه‌ای مانند X در لایه مرزی به صورت زیر فرض شود:

$$C_A - C_{Ai} = a + bz + cz^2 + dz^3 \quad (6-98)$$

و نیز:

$$Z = 0 \quad C_A = C_{Ai} \quad \therefore \quad a = 0$$

$$Z = \delta_c \quad C_A = C_{A_0} \quad \therefore \quad C_{A_0} - C_{Ai} = b\delta_c + c\delta_c^2 + d\delta_c^3$$

$$Z = \delta_c \quad \frac{\partial C_A}{\partial Z} = 0 \quad \therefore \quad b + 2c\delta_c + 3d\delta_c^2 = 0$$

(عدم وجود نیروی محرکه)

$$Z = 0 \quad \frac{\partial^2 C_A}{\partial Z^2} = 0 \quad \therefore \quad C = 0$$

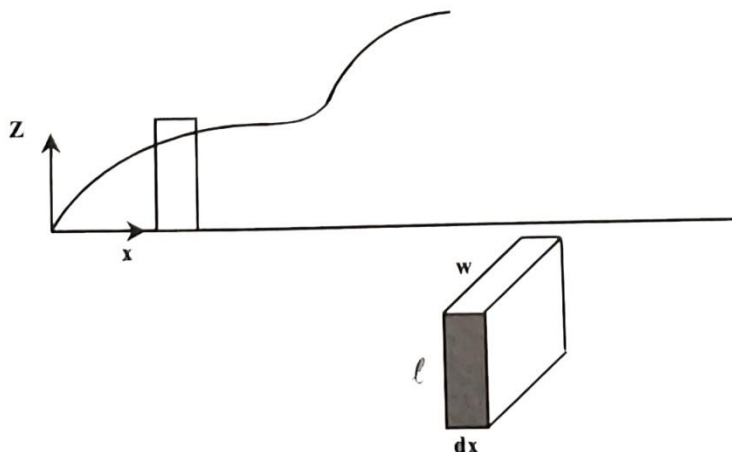
بنابراین: (با توجه به رابطه 6-93)

$$\frac{C_A - C_{Ai}}{C_{A0} - C_{Ai}} = \frac{3}{2} \left(\frac{Z}{\delta_c} \right) - \frac{1}{2} \left(\frac{Z}{\delta_c} \right)^3 \quad (6-99)$$

$$\left. \frac{\partial C_A}{\partial Z} \right|_{Z=0} = (C_{A0} - C_{Ai}) \left[\frac{3}{2\delta_c} - \frac{1}{2\delta_c^3} \times 3Z^2 \right]_{Z=0} = -\frac{k_X}{D_{AB}} (C_{Ai} - C_{A0})$$

$$k_X = \frac{3D_{AB}}{2\delta_c} \quad (6-100)$$

بنابراین باید به گونه‌ای ضخامت لایه غلظت، δ_c بدست آید. با بیان جرم روی کنترل حجمی مطابق شکل،



$$\text{جرم ورودی در جهت } x = \rho w \int_0^{\ell} U dz$$

$$\text{جرم خروجی در جهت } x = \rho w \int_0^{\ell} U dz + \left[\frac{d}{dx} \left(\rho w \int_0^{\ell} U dz \right) \right] dx$$

$$\text{جرم ورودی از سطح (پائین)} = CMV_0 w dx = \rho w V_0 dx$$

$$\text{جرم ورودی از بالای المان حجمی} = CMV_1 w dx = \rho w V_1 dx$$

شرایط یکنواخت:

$$\text{جرم خروجی} = \text{جرم ورودی}$$

$$\rho w V_0 dx + \rho w V_1 dx + \rho w \int_0^\ell U dz = \rho w \int_0^\ell U dz + \frac{d}{dx} \left(\rho w \int_0^\ell U dz \right) dx$$

$$V_1 = \frac{d}{dx} \left(\int_0^\ell U dz \right) - V_0$$

با استفاده از معادله پیوستگی نیز می‌توان به رابطه فوق رسید:

$$\frac{\partial U_x}{\partial x} + \frac{\partial U_y}{\partial z} = \frac{\partial U_z}{\partial z} = 0$$

$$\frac{\partial U_x}{\partial x} + \frac{\partial U_z}{\partial z} = 0$$

$$\frac{\partial U_y}{\partial y} = 0$$

$$\int_{V_0}^{V_1} dU_z = - \int_0^\ell \frac{\partial U_x}{\partial x} dz$$

$$-V_1 - V_0 = - \int_0^\ell \frac{\partial U_x}{\partial x} dz \quad \therefore \quad V_1 = \int_0^\ell \frac{\partial U_x}{\partial x} dz - V_0$$

بیان برای جزء A:

$$x \text{ جهت } A \text{ جرم ورودی} = \rho_A w \int_0^\ell U dz$$

$$x \text{ جهت } A \text{ جرم خروجی} = \rho_A w \int_0^\ell U dz + \left[\frac{d}{dx} \left(\rho_A w \int_0^\ell U dz \right) \right] dx$$

$$\text{جرم ورودی } A \text{ از پایین} = M_A w dx_A n_{AZ}|_{z=0} = M_A w dx_A (J_{AZ}|_{z=0} + C_{Ai} V_0)$$

$$= w dx \left(-D_{AB} \frac{\partial \rho_A}{\partial z} \Big|_{z=0} + \rho_{Ai} V_0 \right)$$

$$\text{جرم ورودی } A \text{ از بالا} = \rho_{A_0} w dx V_1$$

بنابراین:

$$\frac{d}{dx} \left(\rho_A w \int_0^\ell U dz \right) dx = w dx \left(-D_{AB} \frac{\partial \rho_A}{\partial z} \Big|_{z=0} + \rho_{Ai} V_0 \right) + \rho_{A_0} w V_1 dx$$

$$V_1 = \frac{\partial}{\partial x} \int_0^\ell U dz - V_0$$

جایگزینی مقدار V_1 :

$$D_{AB} \frac{\partial \rho_A}{\partial Z} \Big|_{Z=0} + V_0(\rho_{A_0} - \rho_{A_i}) = \frac{\partial}{\partial x} \int_0^{\delta_c} (\rho_{A_0} - \rho_A) U dZ \quad (6-101)$$

$$\rho_{A_0} - \rho_A = 0 \quad , \quad \delta_c \leq Z \leq \ell \quad \text{توجه:}$$

با توجه به پروفایل سرعت و غلظت:

$$U = a + bZ + cZ^2 + dZ^3$$

$$Z = 0 \quad U = 0$$

$$Z = \delta \quad U = U_0$$

$$\frac{\partial U}{\partial Z} \Big|_{Z=\delta} = 0$$

$$\frac{\partial^2 U}{\partial Z^2} \Big|_{Z=0} = 0$$

اعمال شرایط فوق:

$$\frac{U}{U_0} = \frac{3}{2} \left(\frac{Z}{\delta} \right) - \frac{1}{2} \left(\frac{Z}{\delta} \right)^3$$

با توجه به پروفایل غلظت:

$$\frac{\rho_A - \rho_{A_i}}{\rho_{A_0} - \rho_{A_i}} = \frac{3}{2} \left(\frac{Z}{\delta_c} \right) - \frac{1}{2} \left(\frac{Z}{\delta_c} \right)^3 \quad (6-102)$$

جایگذاری در رابطه فوق:

$$\frac{10U}{U_0} = \phi^3 \delta \frac{d\delta}{dx} + 2\delta^2 \phi^2 \frac{d\phi}{dx} \quad , \quad \phi = \frac{\delta_c}{\delta}$$

توجه: از V_0 صرف نظر شده است (صرف نظر از حرکت توده‌ای (کنوکسیون طبیعی) در مقابل نفوذ ملکولی).

$$\frac{\delta}{x} = 4.64 \text{Re}^{-\frac{1}{2}} \quad \text{از مکانیک سیالات:}$$

$$\frac{d\delta}{dx} = 4.64 \left(\frac{\mu}{\rho U_0} \right)^{-\frac{1}{2}} \left(\frac{1}{2} x^{-\frac{1}{2}} \right) = 2.32 \text{Re}^{-\frac{1}{2}}$$

$$\delta^2 = 21.53 \left(\frac{\mu}{\rho U_0} \right) x$$

$$\phi^3 + \frac{4}{3} x \frac{d\phi^3}{dx} = \frac{0.929}{Sc}$$

$$\phi^3 = \frac{0.929}{Sc} + Cx^{-\frac{3}{4}}$$

شروع انتقال جرم از $x = x_0$ ، $\phi = 0$ ، $\delta_c = 0$ ، $x = x_0$

$$\phi = \frac{\delta_c}{\delta} = \left\{ \frac{0.929}{Sc} \left[1 - \left(\frac{x_0}{x} \right)^{\frac{3}{4}} \right] \right\}^{\frac{1}{3}}$$

با جایگذاری مقدار δ :

$$\frac{\delta_c}{x} = 4.64 \text{Re}^{-\frac{1}{2}} \left\{ \frac{0.929}{Sc} \left[1 - \left(\frac{x_0}{x} \right)^{\frac{3}{4}} \right] \right\}^{\frac{1}{3}} \quad (6-103)$$

$$Sh_x = \frac{k_x x}{D} = \frac{3}{4} \frac{D}{\delta_c} \frac{x}{D} = \frac{3}{2} \frac{x}{\delta_c} \quad (6-104)$$

$$\begin{aligned} &= \frac{3}{2} \left[\frac{1}{4.64 \text{Re}^{-\frac{1}{2}} \left\{ \frac{0.929}{Sc} \left[1 - \left(\frac{x_0}{x} \right)^{\frac{3}{4}} \right] \right\}^{\frac{1}{3}}} \right] \\ &= 0.323 \text{Re}^{\frac{1}{2}} Sc^{\frac{1}{3}} \left[1 - \left(\frac{x_0}{x} \right)^{\frac{3}{4}} \right]^{-\frac{1}{3}} \end{aligned} \quad (6-105)$$

اگر انتقال جرم از نقطه $x_0 = 0$ (لبه سطح) شروع شود،

$$\frac{\delta_c}{\delta} = 0.976 (Sc)^{-\frac{1}{3}} \approx Sc^{-\frac{1}{3}} \quad (6-106)$$

$$\frac{\delta_c}{x} = 4.64 (\text{Re})^{-\frac{1}{2}} (Sc)^{-\frac{1}{3}} \quad (6-107)$$

$$Sh_x = \frac{3}{2} \left[\frac{1}{4.64 \text{Re}^{-\frac{1}{2}} Sc^{-\frac{1}{3}}} \right] \quad (6-108)$$

$$= 0.323 \text{Re}^{\frac{1}{2}} Sc^{\frac{1}{3}} \quad (6-109)$$

$$\bar{Sh}_{av} = \frac{\bar{k}_{av} L}{D_{AB}} \quad , \quad \bar{k}_{av} = \frac{\int_0^L k_x dx}{\int_0^L dx}$$

$$k_x = \frac{3 D_{AB}}{2 \delta_c} = \frac{2 D_{AB}}{2 \times 4.64 x Re^{-\frac{1}{2}} Sc^{-\frac{1}{3}}}$$

$$\overline{Sh}_{av} = 0.646 Re_L^{\frac{1}{2}} Sc^{\frac{1}{3}} \quad (6-110)$$

بنابراین:

$$\overline{Sh}_{av} = 2 Sh_{x=L} \quad (6-111)$$

رابطه فوق به صورت تجربی تا حد $Re_\ell = \frac{\rho U \ell}{\mu}$ برابر با 80000 مورد تأیید قرار گرفته است؛ که حاکی از صحت فرضیات صورت گرفته در روش تقریبی (VonKarman) می‌باشد.

انتقال جرم در لایه مرزی جریا متلاطم روی سطح افقی

قانون توان یک هفتم پراندل بیانگر تغییرات سیال در لایه مرزی متلاطم به شرح زیر می‌باشد.

$$\frac{U}{U_\infty} = \left(\frac{Z}{\delta}\right)^{\frac{1}{7}} \quad (6-112)$$

براساس تشابه بین لایه مرزی غلظت و ممنتوم در بخش آرام می‌توان تصور نمود که رفتاری مشابه رفتار فوق در لایه مرزی غلظت در بخش متلاطم نیز وجود خواهد داشت یعنی:

$$\frac{\rho_A - \rho_{Ai}}{\rho_{A0} - \rho_{Ai}} = \frac{\rho'_A}{\rho'_{A0}} \left(\frac{Z}{\delta_c}\right)^{\frac{1}{7}} \quad (6-113)$$

روش تقریبی Von Karman برای لایه مرزی تلاطم و با سرعت $V_0 = 0$ نوشته می‌شود (رابطه 6-101).

$$\frac{d}{dx} \int_0^{\delta_c} (\rho'_{A0} - \rho'_A) U dz = D \frac{\partial \rho'_A}{\partial z} \Big|_{z=0} = k_\rho \rho'_{A0} \quad (6-114)$$

با توجه به کار تجربی Eckert and Drake

$$\delta = 0.376 x Re_x^{-0.2} \quad (6-115)$$

این رابطه تا حد $\frac{\rho U_\infty x}{\mu} < 10^7$ قابل قبول است. حال مهمترین فرض صورت گرفته این است که $\delta|_x = \delta_c|_x$ ، که این مورد در عدد اشمیت برابر 1 صحیح به نظر می‌رسد (بنابراین به نظر می‌رسد رابطه برای گازها صحیح‌تر باشد). تلفیق روابط (6-112) الی (6-114) نشان می‌دهد که:

$$k_\rho = U_\infty \frac{d}{dx} \left\{ \delta \int_0^1 \left[1 - \left(\frac{Z}{\delta}\right)^{\frac{1}{7}} \right] \left(\frac{Z}{\delta}\right)^{\frac{1}{7}} d\left(\frac{Z}{\delta}\right) \right\} \quad (6-116)$$

$$k_\rho = \frac{7 U_\infty}{72} \frac{d\delta}{dx} \quad (6-117)$$

که $\frac{d\delta}{dx}$ از رابطه (6-115) قابل دستیابی است، لذا:

$$Sh_x = \frac{k_p x}{D} = 0.0292 Re_x^{0.8} \quad (6-118)$$

$$\overline{Sh}_{aV} = \frac{\bar{k}_p L}{D} = 0.0365 Re_{x=L}^{0.8} \quad (6-119)$$