

Algunas Correlaciones para Transferencia Convectiva de Masa

INTERFASES FLUIDO-SÓLIDO

GEOMETRÍA	CORRELACIÓN	NOTAS
membrana	$\frac{k\delta}{\mathcal{D}_{AB}} = 1$	Aplicada incluso si la membrana es hipotética. δ = espesor de la membrana.
flujo laminar paralelo a placa plana	$Sh_L = 0.646Re_L^{1/2}Sc^{1/3}$	Para coeficiente promedio en toda la superficie. Deducción teórica con bases sólidas. $Re_L = \rho v_\infty L / \mu$. L = longitud de la placa. v_∞ = velocidad del fluido lejos de la placa.
flujo laminar en una tubería circular	$Sh_D = 1.62 \left(\frac{D^2 v}{L \mathcal{D}_{AB}} \right)^{1/3}$	Base teórica sólida verificada por experimento. D = diámetro interno de la tubería. L = longitud de la tubería. v = velocidad promedio del fluido. $Re < 2100$.
flujo turbulento en una tubería circular	$Sh_D = 0.026Re_D^{0.8}Sc^{1/3}$	$Re_D = \rho v D / \mu$. D = diámetro interno de la tubería. v = velocidad promedio del fluido. $Re > 4000$.
flujo turbulento en ranura entre dos superficies planas paralelas	$Sh_{D_H} = 0.026Re_{D_H}^{0.8}Sc^{1/3}$	Igual que en tubería, usando diámetro hidráulico de la ranura, $D_H = 2W / \pi$. $Re_{D_H} = \rho v D_H / \mu$. $Re > 4000$. v = velocidad promedio del fluido. W = ancho de la ranura.
convección forzada alrededor de una esfera sólida	$Sh_D = 2 + 0.6Re_D^{1/2}Sc^{1/3}$	No hay una transición brusca entre flujo laminar y turbulento. Difícil lograr $Sh_D = 2$ experimentalmente.
convección libre alrededor de una esfera sólida	$Sh_D = 2 + 0.6 \left(\frac{\rho g \Delta \rho D^3}{\mu^2} \right)^{1/4} Sc^{1/3}$	Para una esfera de 1 cm en agua, la convección libre es significativa para $\Delta \rho \geq 10^{-6} \text{ kg/m}^3$. $\Delta \rho$ = diferencia de densidad de la fase fluida (entre la interfase y el medio circundante).
disco en rotación	$Sh_D = 0.62Re_\omega^{1/2}Sc^{1/3}$	Para $100 < Re_\omega < 20000$, donde $Re_\omega = \rho \omega D^2 / \mu$ es el número de Reynolds con base en la velocidad angular. ω = velocidad angular (rad/s).
lecho empacado	$\frac{k}{v_0} = 1.17Re^{-0.42}Sc^{-2/3}$	$Re = \rho v_0 d_p / \mu$ es el número de Reynolds con base en la velocidad superficial y el diámetro de partícula. v_0 = velocidad superficial (la velocidad que tendría el fluido si no estuviera el empaque).
flujo perpendicular externo a un lecho de tubos capilares	$Sh_D = 0.80Re_D^{0.47}Sc^{1/3}$	Confiable si los capilares están espaciados de manera uniforme. D = diámetro del capilar. $Re_D = \rho v_\infty D / \mu$. v_∞ = velocidad del fluido al aproximarse al lecho.

Adaptado de Cussler (1997). "Diffusion: Mass Transfer in Fluid Systems", 2nd Edition, Cambridge University Press.

- Los coeficientes de transferencia de masa obtenidos con estas correlaciones aplican para sistemas en contradifusión equimolar o para sistemas diluidos.
- Las propiedades del fluido se evalúan a las condiciones promedio (entre la interfase y el resto del fluido). Para sistemas diluidos, puede usarse las propiedades del solvente.
- D = diámetro. \mathcal{D}_{AB} = coeficiente de difusión. g = gravedad. k = coeficiente de transferencia de masa. v = velocidad del fluido. μ = viscosidad del fluido. ρ = densidad del fluido.
- Excepto donde se indica, el subíndice en un grupo adimensional indica la longitud característica. Los grupos básicos son:

$$\text{número de Sherwood: } Sh_\ell = \frac{k\ell}{\mathcal{D}_{AB}} \quad \text{número de Reynolds: } Re_\ell = \frac{\rho v \ell}{\mu} \quad \text{número de Schmidt: } Sc = \frac{\mu}{\rho \mathcal{D}_{AB}}$$

Algunas Correlaciones para Transferencia Convectiva de Masa

INTERFASES FLUIDO-FLUIDO

GEOMETRÍA	CORRELACIÓN	NOTAS
película descendente	$Sh_z = 0.69 \left(\frac{zV}{\mathcal{D}_{AB}} \right)^{0.5}$	Para coeficiente local de transferencia de masa. z = posición a lo largo de la película, medida desde la parte superior. v = velocidad promedio del fluido.
burbujas de gas puro ascendiendo en un líquido no agitado	$Sh_d = 0.31 \left(\frac{\rho g \Delta \rho d^3}{\mu^2} \right)^{1/3} Sc^{1/3}$	Para burbujas individuales o grupos pequeños de burbujas. d = diámetro de la burbuja. $\Delta \rho$ = diferencia de densidad entre el líquido y el gas.
burbujas de gas puro en un tanque agitado	$\frac{k}{\mathcal{D}_{AB}} = 0.13 \left(\frac{(\dot{W}/V)\rho^2}{\mu^3} \right)^{1/4} Sc^{1/3}$	k no depende del diámetro de burbuja. (\dot{W}/V) es la potencia de agitación por unidad de volumen (W/m^3). ρ = densidad del líquido. μ = viscosidad del líquido.
gotas pequeñas de líquido en un líquido inmiscible no agitado	$Sh_d = 1.13 \left(\frac{dv_\infty}{\mathcal{D}_{AB}} \right)^{0.8}$	Las gotas pequeñas se comportan como esferas rígidas. d = diámetro de la gota. v_∞ = velocidad terminal de la gota.
gotas grandes de líquido en un líquido inmiscible no agitado	$Sh_d = 0.42 \left(\frac{\rho g \Delta \rho d^3}{\mu^2} \right)^{1/3} Sc^{1/2}$	Gotas de 3 mm de diámetro o mayores. d = diámetro de la gota. $\Delta \rho$ = diferencia de densidad entre el líquido y el gas. μ = viscosidad de la fase continua.
líquido en una columna empacada	$k \left(\frac{\rho}{g\mu} \right)^{1/3} = 0.0051 \left(\frac{\rho v_0}{a\mu} \right)^{0.67} (ad)^{0.4} Sc^{-0.5}$	Correlación muy buena para líquidos, suele dar valores más bajos que otras. d = tamaño nominal del empaque. a = área de empaque por unidad de volumen de columna. v_0 = velocidad superficial del líquido.
	$Sh_d = 25 Re_d^{0.45} Sc^{0.5}$	Correlación clásica muy citada, probablemente menos confiable que la anterior. $Re = \rho v_0 d / \mu$. d = tamaño nominal del empaque. v_0 = velocidad superficial del líquido.
gas en una columna empacada	$\frac{k}{a\mathcal{D}_{AB}} = 3.6 \left(\frac{\rho v_0}{a\mu} \right)^{0.70} (ad)^{-2} Sc^{1/3}$	Correlación muy buena para gases. d = tamaño nominal del empaque. a = área de empaque por unidad de volumen de columna. v_0 = velocidad superficial del gas.
	$Sh_d = 1.2(1 - \varepsilon)^{0.36} Re_d^{0.64} Sc^{1/3}$	Correlación clásica muy citada. $Re = \rho v_0 d / \mu$. ε = fracción hueca del empaque. d = tamaño nominal del empaque. v_0 = velocidad superficial del líquido.

Adaptado de Cussler (1997). "Diffusion: Mass Transfer in Fluid Systems", 2nd Edition, Cambridge University Press.

- Los coeficientes de transferencia de masa obtenidos con estas correlaciones aplican para sistemas en contradifusión equimolar o para sistemas diluidos.
- Las propiedades del fluido se evalúan a las condiciones promedio (entre la interfase y el resto del fluido). Para sistemas diluidos, puede usarse las propiedades del solvente.
- D = diámetro. \mathcal{D}_{AB} = coeficiente de difusión. g = gravedad. k = coeficiente de transferencia de masa. v = velocidad del fluido. μ = viscosidad del fluido. ρ = densidad del fluido.
- Excepto donde se indica, el subíndice en un grupo adimensional indica la longitud característica. Los grupos básicos son:

$$\text{número de Sherwood: } Sh_\ell = \frac{k\ell}{\mathcal{D}_{AB}} \quad \text{número de Reynolds: } Re_\ell = \frac{\rho v \ell}{\mu} \quad \text{número de Schmidt: } Sc = \frac{\mu}{\rho \mathcal{D}_{AB}}$$