

Escala Capa Límite Térmica

Ecuación de la energía (EE) en régimen incompresible:

$$\rho c \left(u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} \right) = k \left(\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right) + \Phi$$

$\underbrace{\rho c u c \frac{\Delta T}{l}} \sim \underbrace{\rho c v c \frac{\Delta T}{\delta_T}} \sim \underbrace{k \frac{\Delta T}{l^2}} \sim \underbrace{k \frac{\Delta T}{\delta_T^2}} \sim \underbrace{\mu \left(\frac{V}{\delta} \right)^2}$

c : calor específico
 k : conductividad térmica
 Φ : disipación viscosa

Comparando órdenes de magnitud de los términos convectivo y difusivo:

$$\rho c u c \frac{\Delta T}{l} \sim k \frac{\Delta T}{\delta_T^2} \rightarrow \left(\frac{\delta_T}{l} \right)^2 = \frac{k}{\mu c} \frac{\mu}{\rho} \frac{1}{u l} \rightarrow \frac{\delta_T}{l} \sim Re^{-1/2} Pr^{-1/2}$$

$\underbrace{\frac{k}{\mu c}}_{Pr^{-1}} \underbrace{\frac{\mu}{\rho}}_{\checkmark}$

$\frac{\delta}{l} \sim Re_x^{-1/2} \rightarrow \frac{\delta_T}{\delta} \sim Pr^{-1/2}$

NOTA

$$Pr = \frac{\nu}{\alpha} ; \alpha = \frac{k}{\rho c}$$

α : difusividad térmica

Reteniendo únicamente los términos más importantes:

$$u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} = \frac{\nu}{Pr} \frac{\partial^2 T}{\partial y^2}$$

$$y = 0 : \begin{cases} \frac{\partial T}{\partial y} = -\frac{q_p}{k} & \text{(0 si PARED ADIABÁTICA)} \\ \text{ó} \\ T = T_p & \text{TEMPERATURA DE PARED ESPECIFICADA} \end{cases}$$

$$y \rightarrow \infty : T \rightarrow T_e$$

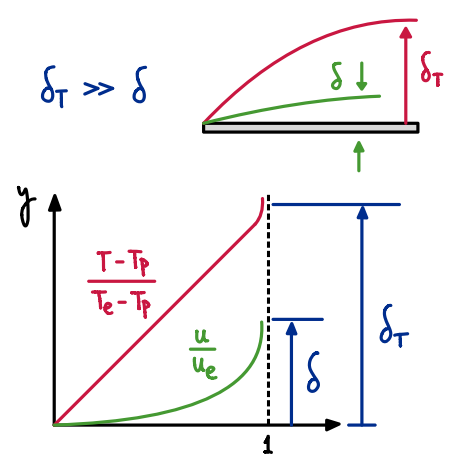
$$x = x_0 : T(x_0, y) = T_0(y)$$

Vamos a hacer un análisis asintótico para estimar órdenes de magnitud para diferentes valores del número de Prandtl:

$Pr \sim 1$

$$\delta_T \sim \delta \text{ (TÍPICO EN GASES)}$$

$Pr \ll 1$



TÍPICO EN METALES LÍQUIDOS ($\uparrow\uparrow\uparrow \alpha$)
 Conducen bien el calor por tener electrones en banda de conducción.
 Prácticamente toda la CLT ve flujo de Euler:

$$u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} = \frac{\nu}{Pr} \frac{\partial^2 T}{\partial y^2}$$

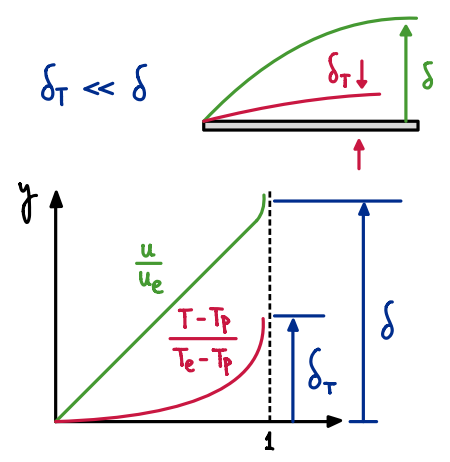
$$u_e \frac{\partial T}{\partial x} = \frac{\nu}{Pr} \frac{\partial^2 T}{\partial y^2}$$

$$\sim u_e \frac{\Delta T}{l} \sim \frac{\nu}{Pr} \frac{\Delta T}{\delta_T^2}$$

$$\frac{\delta_T}{l} \Big|_{Pr \ll 1} \sim Re^{-1/2} Pr^{-1/2}$$

$$\frac{\delta_T}{\delta} \Big|_{Pr \ll 1} \sim Pr^{-1/2}$$

$Pr \gg 1$



TÍPICO EN LUBRICACIÓN CON ACEITES

TAYLOR: $u = \frac{\partial u}{\partial y} \Big|_{y=0} y = \frac{\tau_p}{\mu} y \sim \frac{\Delta u_e}{\delta} \delta_T \sim u_e \frac{\delta_T}{\delta}$

$$u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} = \frac{\nu}{Pr} \frac{\partial^2 T}{\partial y^2}$$

$$\sim u_e \frac{\delta_T}{l} \frac{\Delta T}{l} \sim \frac{\nu}{Pr} \frac{\Delta T}{\delta_T^2}$$

Comparando:

$$\left(\frac{\delta_T}{l}\right)^3 \sim \frac{\nu}{l u_e} \frac{1}{Pr} \frac{\delta}{l} \sim Re^{-3/2} Pr^{-1}$$

$$\frac{\delta_T}{l} \Big|_{Pr \gg 1} \sim Re^{-1/2} Pr^{-1/3}$$

$$\frac{\delta_T}{\delta} \Big|_{Pr \gg 1} \sim Pr^{-1/3}$$

EL ESCALADO GENERAL DEL PRINCIPIO NO ES VÁLIDO PARA $Pr \gg 1$

Flujo de calor en la pared: $q_p = -k \frac{\partial T}{\partial y} \Big|_{y=0} \sim k \frac{|T_p - T_e|}{\delta_T}$

Nusselt: $Nu = \frac{q_p l}{k \Delta T} \sim \left(\frac{\delta_T}{l}\right)^{-1}$

Transferencia de calor en la pared: $Q_p = \int q_p dx \sim k \frac{|T_p - T_e|}{\delta_T} l \rightarrow \frac{Q_p}{k(T_p - T_e)} \sim \left(\frac{\delta_T}{l}\right)^{-1}$

$\Delta T \sim T_p - T_e$
 en distancias $y \sim \delta_T$

$$Nu \Big|_{Pr \ll 1} \sim \frac{Q_p}{k(T_p - T_e)} \Big|_{Pr \ll 1} \sim Re^{1/2} Pr^{1/2}$$

$$Nu \Big|_{Pr \gg 1} \sim \frac{Q_p}{k(T_p - T_e)} \Big|_{Pr \ll 1} \sim Re^{1/2} Pr^{1/3}$$