



# UFSC

UNIVERSIDADE FEDERAL DE SANTA CATARINA  
DEPARTAMENTO DE ENGENHARIA MECÂNICA  
CENTRO TECNOLÓGICO

LEPTEN-Laboratório de Engenharia de Processos de Conversão e Tecnologia de Energia

## O CONCEITO DE CAMADA LIMITE: UMA REVISÃO CRÍTICA DE LIVROS-TEXTO DE TRANSFERÊNCIA DE CALOR

Júlio César Passos

e-mail: [jpassos@emc.ufsc.br](mailto:jpassos@emc.ufsc.br)

Blog: <http://energetique-juliocesarpassos.blogspot.com.br>



# Conteúdo

Sobre os livros de transmissão do calor

Aspectos históricos sobre camada limite

Equações do problema na CL e fora da CL

Análise dimensional do problema de CL

Simplificações

Falhas encontradas nos livros texto considerados

Conclusões

# Livros-texto de transmissão do calor (1)

Principais obras disponíveis em Língua Portuguesa

Kreith (1977) - *Princípios da Transmissão Calor, Ed., Edgard Blücher Ltda*

Tradução da 3ª ed. americana de

Kreith (1973) - *Principles of Heat Transfer*

Holman (1983) - *Transferência de Calor, McGraw-Hill*

Tradução da 4ª ed. americana de

Kreith (1976) - *Heat Transfer*

# Livros-texto de transmissão do calor (2)

Principais obras disponíveis em Língua Portuguesa

Incropera, De Witt, Bergamn, Lavine (2008) – *Fundamentos da Transferência de Calor e de Massa, LTC*

Tradução da 6ª ed. americana de

Incropera et al. (2007) – *Fundamentals of Heat and Mass Transfer*

Çengel (2009) – *Transferência de Calor e Massa: uma Abordagem Prática*, McGraw-Hill, São Paulo

Tradução da ed. americana de

Çengel (2007) – *Heat and Mass Transfer*, McGraw-Hill

# Livros-texto de transmissão do calor (2)

Principais obras disponíveis em Língua Portuguesa

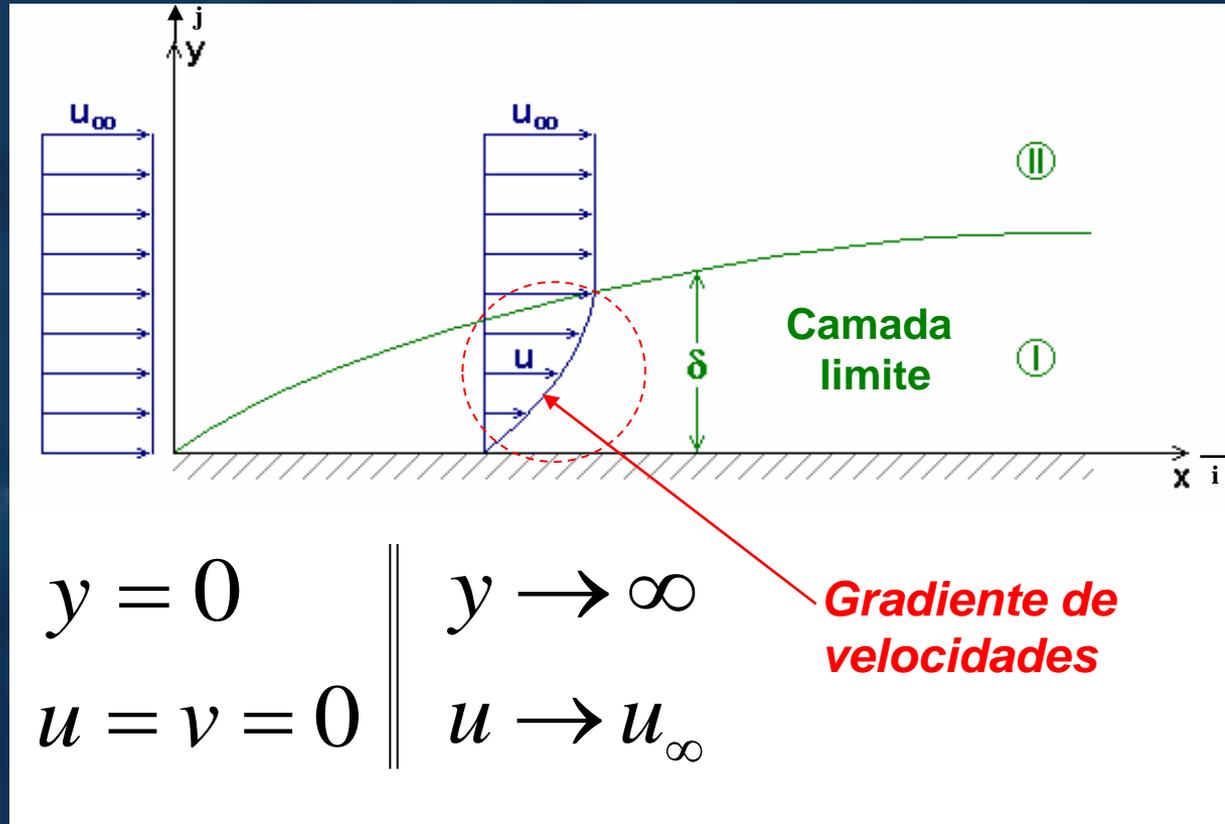
Bejan (1996) - *Transferência de Calor*, ed., Edgard Blücher Ltda

Tradução da 6ª ed. americana de

Bejan (1994) - *Heat Transfer*, John Wiley

Constata-se a quase total ausência de livros texto de autores brasileiros.

# O conceito de camada limite



# Aspectos Históricos

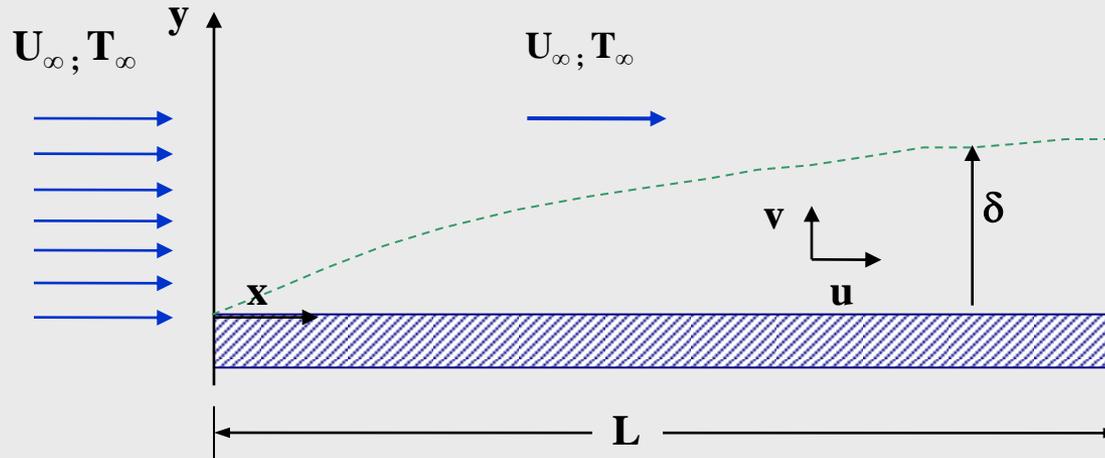
O conceito de Camada Limite foi introduzido por Ludwig Prandtl, em 1904.

Permitiu conciliar duas abordagens distintas da área de mecânica dos fluidos, cujos resultados eram conflitantes, a teórica e a experimental.

A via teórica era representada pela hidrodinâmica: fluido invíscido. Daniel Bernoulli (1700-1782) e Leonardo Euler (1707-1783)

A via experimental era representada pela hidráulica e suas soluções urgentes para os problemas de engenharia (perda de carga em tubos e dutos, força de arrasto)

# Colocação do problema



- Escoamento de fluido incompressível
- Regime permanente,
- Placa à temperatura  $T_{\text{sup}} > T_{\infty}$
- Escoamento laminar

# Equações do problema, regiões I e II

## Equação da continuidade

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0$$

## Equações de Navier-Stokes: na direção $i$

$$\rho \left( u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) = - \frac{\partial p}{\partial x} + \mu \left( \frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right)$$

## Equações de Navier-Stokes: na direção $j$

$$\rho \left( u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} \right) = - \frac{\partial p}{\partial y} + \mu \left( \frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right)$$

## Equação da conservação da energia

$$u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} = \alpha \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right)$$

## Condições de contorno

$$y = 0, \quad 0 \leq x \leq L$$

$$u = v = 0$$

$$T = T_{\text{sup}}$$

$$y \rightarrow \infty$$

$$u \rightarrow U_{\infty}$$

$$T \rightarrow T_{\infty}$$

# Análise dimensional, CL laminar

## Hipótese de partida

$$\delta \ll L$$

## Variáveis adimensionais

$$x^* \equiv \frac{x}{L} \quad y^* \equiv \frac{y}{\delta}$$

$$u^* \equiv \frac{u}{U_\infty} \quad v^* \equiv \frac{v}{v''}$$

$$p^* \equiv \frac{p}{\rho U_\infty^2}$$

## Ordem de grandeza de $v''$

## Equação da continuidade

$$\frac{U_\infty}{L} \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + \frac{v''}{\delta} \frac{\partial v^*}{\partial y^*} = 0$$

$$\frac{\partial u^*}{\partial x^*} + \frac{v''}{\delta} \frac{L}{U_\infty} \frac{\partial v^*}{\partial y^*} = 0$$

$$\frac{v''}{\delta} \frac{L}{U_\infty} = O(1)$$

$$v'' = O\left(U_\infty \frac{\delta}{L}\right)$$

# Análise dimensional, CL laminar

## Ordem de grandeza da espessura da CL

### Equação de balanço da quantidade de movimento, em $i$

$$\frac{U_\infty^2}{L} u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + \left( U_\infty \frac{\delta}{L} \right) \frac{U_\infty}{\delta} v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} = - \frac{1}{\rho} \frac{(\rho U_\infty^2)}{L} \frac{\partial p^*}{\partial x^*} + \nu \left( \frac{U_\infty}{L^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial x^{*2}} + \frac{U_\infty}{\delta^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}} \right)$$

$$u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} = - \frac{\partial p^*}{\partial x^*} + \frac{\nu}{U_\infty L} \left( \frac{\partial^2 u^*}{\partial x^{*2}} + \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}} \right)$$

$$\text{Re}_L^{-1}$$

$$\frac{L^2}{\delta^2} \gg 1 \quad \rightarrow \quad \frac{\partial^2 u^*}{\partial x^{*2}} \ll \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}}$$

# Análise dimensional, CL laminar

**Ordem de grandeza dos gradientes de pressão**

**Ordem de grandeza dos termos da EQM, em  $j$**

$$\rho u \frac{\partial v}{\partial x} = \rho U_{\infty} u^* \left( U_{\infty} \frac{\delta}{L} \right) \frac{\partial v^*}{L \partial x^*} = \rho \frac{U_{\infty}^2}{L} \left( \frac{\delta}{L} \right) u^* \frac{\partial v^*}{\partial y^*}$$

**Então,**  $O\left(\frac{\partial p}{\partial y}\right) = O\left(\rho \frac{U_{\infty}^2}{L} \left(\frac{\delta}{L}\right)\right)$

**Ordem de grandeza dos termos da EQM, em  $i$**

$$\rho u \frac{\partial u}{\partial x} = \rho U_{\infty} u^* \frac{U_{\infty} \partial u^*}{L \partial x^*} = \rho \frac{U_{\infty}^2}{L} u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} ; O\left(\frac{\partial p}{\partial x}\right) = O\left(\rho \frac{U_{\infty}^2}{L}\right)$$

**Portanto,**

$$O\left(\frac{\partial p}{\partial y}\right) \ll O\left(\frac{\partial p}{\partial x}\right) \longrightarrow p(x, y) \approx p(x)$$

# Análise dimensional, CL laminar

## Ordem de grandeza da espessura da CL

## Equação da QM, para a camada limite

$$u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} = -\frac{dp^*}{dx^*} + \frac{1}{\text{Re}_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}}$$

## Condições de contorno

$$y^* = 0 \quad 0 \leq x^* \leq 1; \quad u^* = v^* = 0$$

$$y^* \rightarrow \infty \quad u^* \rightarrow 1$$

Generalizando, para  $x \gg \delta_x$

Espessura característica da CL laminar

$$\delta = O\left(\frac{L}{\sqrt{\text{Re}_L}}\right)$$

$$\delta_x = O\left(\frac{x}{\sqrt{\text{Re}_x}}\right) \longleftrightarrow \delta_x = O\left(\sqrt{\frac{\nu x}{U_\infty}}\right)$$

# Análise dimensional, CL laminar

## Espessura da camada limite laminar obtida por Blasius

$$\delta_x = \frac{5x}{\sqrt{\text{Re}_x}}$$

## Ordem de grandeza do coeficiente de atrito

$$C_{fL} = \frac{\tau_{\text{sup}}}{\frac{1}{2}\rho U_\infty^2}; \quad \tau_{\text{sup}} = \mu \left. \frac{\partial u}{\partial y} \right|_{y=0}; \quad \mu \left. \frac{\partial u}{\partial y} \right|_{y=0} = \mu \frac{U_\infty}{\delta} \left. \frac{\partial u^*}{\partial y^*} \right|_{y^*=0} =$$

$$C_{fL} = 2 \frac{\mu \frac{U_\infty}{\delta}}{\rho U_\infty^2} = 2 \frac{L}{\delta} \text{Re}_L^{-1};$$

$$\frac{L}{\delta} = \sqrt{\text{Re}_L}$$

$$C_{fL} \propto \text{Re}_L^{-\frac{1}{2}}$$

# Análise dimensional, CL laminar

## Equação de Conservação da Energia

$$T^* = \frac{T - T_{\text{sup}}}{T_{\infty} - T_{\text{sup}}}$$

$$\frac{U_{\infty}}{L} u^* \frac{\partial T^*}{\partial x^*} + \frac{U_{\infty} \delta}{L} \frac{1}{\delta} v^* \frac{\partial T^*}{\partial y^*} = \alpha \left( \frac{1}{L^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial x^{*2}} + \frac{1}{\delta^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial y^{*2}} \right)$$

$$u^* \frac{\partial T^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial T^*}{\partial y^*} = \alpha \frac{1}{U_{\infty} L} \left( \frac{\partial^2 T^*}{\partial x^{*2}} + \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial y^{*2}} \right)$$

$$\frac{\partial^2 T^*}{\partial x^{*2}} \ll \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial y^{*2}}$$

# Análise dimensional, CL laminar

## Equação de Conservação da Energia

$$\alpha \frac{1}{U_\infty L} = \left( \frac{\alpha}{\nu} \right) \left( \frac{\nu}{U_\infty L} \right) = \frac{1}{Pr} \frac{1}{Re_L}$$

$$u^* \frac{\partial T^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial T^*}{\partial y^*} = \frac{1}{Pr Re_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial y^{*2}}$$

## Condições de contorno

$$y^* = 0 \quad 0 \leq x^* \leq 1 \quad T^* = 0$$

$$y^* \rightarrow \infty \quad T^* \rightarrow 1$$

# Similaridade das equações, CL laminar

Eq. de balanço da Quantidade de Movimento  
(simplificação)

$$u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} = -\cancel{\frac{dp^*}{dx^*}} + \frac{1}{\text{Re}_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}}$$

EC da Energia

$$u^* \frac{\partial T^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial T^*}{\partial y^*} = \frac{1}{\text{Pr Re}_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial y^{*2}}$$

Problema hidrodinâmico = Problema térmico

$$u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} = \frac{1}{\text{Re}_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}}$$

$$u^* \frac{\partial T^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial T^*}{\partial y^*} = \frac{1}{\text{Re}_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial y^{*2}}$$

Com

$$\frac{dp^*}{dx^*} = 0$$

e  $\text{Pr}=1$

Similaridade  
das Eqs.

das CLs  
Hidrodinâmica  
e Térmica

$$\delta_{\text{hidr.,}x} = \delta_{\text{térm.,}x}$$

# Falhas dos livros texto analisados

## Eq. da Quantidade de Movimento

$$u^* \frac{\partial u^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial u^*}{\partial y^*} = -\frac{dp^*}{dx^*} + \frac{1}{\text{Re}_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 u^*}{\partial y^{*2}}$$

## EC da Energia

$$u^* \frac{\partial T^*}{\partial x^*} + v^* \frac{\partial T^*}{\partial y^*} = \frac{1}{\text{Pr Re}_L} \frac{L^2}{\delta^2} \frac{\partial^2 T^*}{\partial y^{*2}}$$

## Causas das falhas

**Escolha errônea das variáveis adimensionais para o problema da camada limite!**

~~$$y^* \equiv \frac{y}{L} ; v^* \equiv \frac{v}{U_\infty}$$~~

ao invés de

$$y^* \equiv \frac{y}{\delta} ; v^* \equiv \frac{v}{v''}$$

## Não demonstra

$$\delta_x = O\left(\frac{x}{\sqrt{\text{Re}_x}}\right)$$



$$\delta_x = O\left(\sqrt{\frac{\nu x}{U_\infty}}\right)$$

$$C_{fL} \propto \text{Re}_L^{-\frac{1}{2}}$$

## Resultado incorreto,

Cap. 6 de Incropera et al. (2006)

~~$$C_{fL} \propto \text{Re}_L^{-1}$$~~

# Conclusões

Foi revisitado o problema de camada limite.

Apesar de se tratar de um problema elementar porém importante de Mecânica dos Fluidos, alguns livros texto com sucesso no mercado editorial **cometem erros injustificáveis, nas suas sucessivas edições**, ao apresentarem a análise dimensional e de ordem de grandeza das equações de CL.

# AGRADECIMENTOS



Muito obrigado pela atenção!