

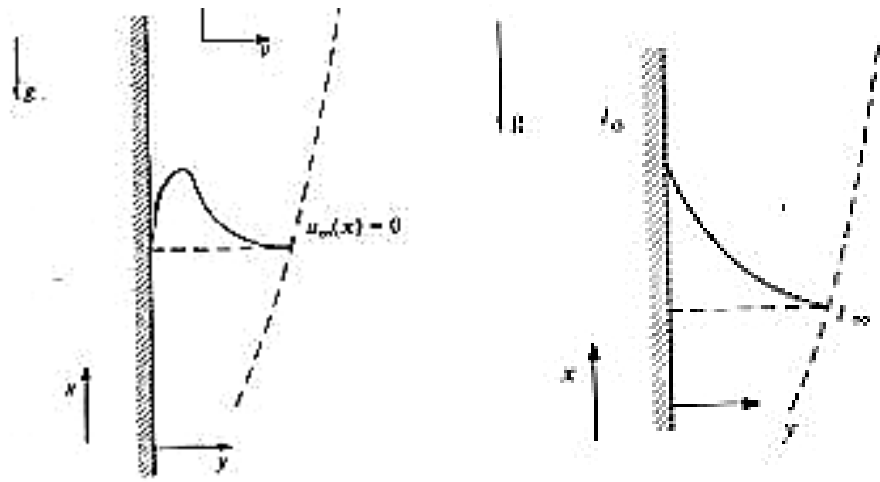


**MEC 2348 - Transferência de Calor II**

**Período 2015.2- Prof. Angela Ourivio Nieckele**

**Lista de Exercícios 5 - data de entrega: 23 de novembro**

- 1) Considere a camada limite devido a convecção natural laminar, ao longo de uma parede com sucção e com temperatura de parede variável, de acordo com  $T_s - T_\infty = A x^n$



Neste caso, as equações da camada limite, utilizando a aproximação de Boussinesq são

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

$$\left( u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) = \frac{\mu}{\rho_\infty} \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} + \beta (T - T_\infty) g$$

$$\left( u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} \right) = \frac{\kappa}{\rho_\infty c_p} \frac{\partial^2 T}{\partial y^2}$$

- Condições de Contorno: (i)  $y = 0$   $u = 0$ ;  $v = v_o$  e  $T = T_s$   
(ii)  $y = \infty$   $u = 0$  e  $T = T_\infty$

Considere as seguintes variáveis de similaridade

$$\eta = \frac{y}{x} \left( \frac{Gr_x}{4} \right)^{1/4} \quad ; \quad f(\eta) = \frac{\psi}{4\nu (Gr_x/4)^{1/4}} \quad ; \quad Gr_x = \frac{g \beta x^3 (T_s - T_\infty)}{\nu^2}$$

e considerando que  $\theta = \frac{T - T_\infty}{T_s - T_\infty} \quad ; \quad u = \frac{\partial \psi}{\partial y} \quad ; \quad v = -\frac{\partial \psi}{\partial x}$

(i) Mostre que as equações da camada limite podem ser escritas como

$$\frac{d^3 f}{d\eta^3} + \theta + (n+3) f \frac{d^2 f}{d\eta^2} - (2n+2) \left( \frac{df}{d\eta} \right)^2 = 0$$

$$\frac{d^2 \theta}{d\eta^2} + \mathbf{Pr} \left[ (n+3) f \frac{d\theta}{d\eta} - 4n \frac{df}{d\eta} \theta \right] = 0$$

onde  $\frac{u}{u_{ref}} = f'$  e  $\frac{v}{v_{ref}} = [-3f + f' \eta]$

sendo  $u_{ref} = \nu \frac{4}{x} \left( \frac{Gr_x(x)}{4} \right)^{1/2}$  e  $v_{ref} = \nu \left( \frac{Gr_x(x)}{4} \right)^{1/4}$

(ii) Mostre ainda que  $v_o = -\frac{\nu}{x} \left( \frac{Gr_x}{4} \right)^{1/4} (n+3) f(0)$

(iii) Desenvolva uma solução analítica para o perfil de temperatura laminar e número de Nusselt para o caso de **grande sucção** na parede, partindo das equações acima. A expressão final deve conter  $n$ ,  $f(0)$ , e  $\mathbf{Pr}$  como parâmetros. Compare esta expressão assintótica para o Nusselt com os resultados da Tabela abaixo, válida para  $n=0$  e  $\mathbf{Pr} = 0,7$ .

	Sucção			Sopro			
$f(0)$	+1,0	+0,8	+0,4	0	-0,4	-0,8	-1,0
$Nu_x Gr_x^{-1/4}$	1,55	1,27	0,758	0,359	0,115	0,0187	0,00529

(iv) Considerando que não existe sopro, determine numericamente o perfil de temperatura  $\theta$  e velocidade  $f'$ . Trace os gráficos de temperatura adimensional  $\theta$  e velocidades  $u$  e  $v$  adimensionais em função de  $\eta$ . Determine ainda o coeficiente de atrito,  $Cf(x) = \tau_s / (0,5\rho U_\infty^2)$  e o produto  $Nu_x Gr_x^{-1/4}$ .