

ABORDAGEM PADRÃO: TAXA DE TRANSFERÊNCIA DE CALOR NA BASE DA ALETA

CASO A – EXTREMIDADE COM CONVECÇÃO

$$hA_r[T(x=L) - T_\infty] = -kA_r \left. \frac{dT}{dx} \right|_{x=L} \Rightarrow h\theta(x=L) = -k \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=L} \quad (1)$$

$$\theta(x=0) = T_b - T_\infty = \theta_b \quad (2)$$

A solução geral da equação $\frac{d^2\theta}{dx^2} - m^2\theta = 0$ é:

$$\theta(x) = C_1 e^{mx} + C_2 e^{-mx} \quad (3)$$

Aplicando a solução geral na equação (1) obtém-se:

$$h(C_1 e^{mL} + C_2 e^{-mL}) = -k(mC_1 e^{mL} - mC_2 e^{-mL}) \quad (4)$$

Aplicando a solução geral na equação (2) obtém-se:

$$\theta(x=0) = C_1 e^{m \cdot 0} + C_2 e^{-m \cdot 0} = C_1 + C_2 = \theta_b \Rightarrow C_1 = \theta_b - C_2 \quad (5)$$

Com as equações (4) e (5) pode-se obter as constantes C_1 e C_2 :

$$\begin{aligned} h[(\theta_b - C_2)e^{mL} + C_2 e^{-mL}] &= -mk[(\theta_b - C_2)e^{mL} - C_2 e^{-mL}] \\ h\theta_b e^{mL} - hC_2 e^{mL} + hC_2 e^{-mL} &= -mk\theta_b e^{mL} + mkC_2 e^{mL} + mkC_2 e^{-mL} \\ C_2 (he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}) &= -mk\theta_b e^{mL} - h\theta_b e^{mL} \\ C_2 &= \frac{-mk\theta_b e^{mL} - h\theta_b e^{mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \end{aligned} \quad (6)$$

Substituindo a expressão de C_2 na equação (5):

$$\begin{aligned} C_1 &= \theta_b - C_2 = \theta_b - \left[\frac{-mk\theta_b e^{mL} - h\theta_b e^{mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \right] \\ C_1 &= \frac{\theta_b (he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}) + mk\theta_b e^{mL} + h\theta_b e^{mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \\ C_1 &= \frac{h\theta_b e^{-mL} - h\theta_b e^{mL} - mk\theta_b e^{mL} - mk\theta_b e^{-mL} + mk\theta_b e^{mL} + h\theta_b e^{mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \\ C_1 &= \frac{h\theta_b e^{-mL} - mk\theta_b e^{-mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \end{aligned} \quad (7)$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (3) obtém-se:

$$\begin{aligned}\theta(x) &= \left[\frac{h\theta_b e^{-mL} - mk\theta_b e^{-mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \right] e^{mx} + \left[\frac{-mk\theta_b e^{mL} - h\theta_b e^{mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \right] e^{-mx} \\ \theta(x) &= \frac{h\theta_b e^{-mL+mx} - mk\theta_b e^{-mL+mx} - mk\theta_b e^{mL-mx} - h\theta_b e^{mL-mx}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \\ \frac{\theta(x)}{\theta_b} &= \frac{h(e^{-m(L-x)} - e^{m(L-x)}) - mk(e^{-m(L-x)} + e^{m(L-x)})}{h(e^{-mL} - e^{mL}) - mk(e^{mL} + e^{-mL})} \\ \frac{\theta(x)}{\theta_b} &= \frac{h\left(\frac{e^{m(L-x)} - e^{-m(L-x)}}{2}\right) + mk\left(\frac{e^{m(L-x)} + e^{-m(L-x)}}{2}\right)}{h\left(\frac{e^{mL} - e^{-mL}}{2}\right) + mk\left(\frac{e^{mL} + e^{-mL}}{2}\right)}\end{aligned}\quad (8)$$

Sabe-se que $\cosh x = \frac{e^x + e^{-x}}{2}$ e $\sinh x = \frac{e^x - e^{-x}}{2}$ de tal forma que:

$$\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{h \sinh m(L-x) + mk \cosh m(L-x)}{h \sinh mL + mk \cosh mL} \quad (9)$$

$$\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_\infty}{T_b - T_\infty} = \frac{\cosh m(L-x) + (h/mk) \sinh m(L-x)}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL} \quad (10)$$

A taxa de transferência de calor q_a pode ser calculada pela lei de Fourier aplicada na base da aleta:

$$q_a = -kA_r \left. \frac{dT}{dx} \right|_{x=0} = -kA_r \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} \quad (11)$$

$$\frac{d\theta}{dx} = mC_1 e^{mx} - mC_2 e^{-mx} \Rightarrow \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = mC_1 e^{m \cdot 0} - mC_2 e^{-m \cdot 0} = m(C_1 - C_2) \quad (12)$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (12) obtém-se:

$$\begin{aligned}\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m \left(\frac{h\theta_b e^{-mL} - mk\theta_b e^{-mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} - \frac{-mk\theta_b e^{mL} - h\theta_b e^{mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \right) \\ \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m \left(\frac{h\theta_b e^{-mL} - mk\theta_b e^{-mL} + mk\theta_b e^{mL} + h\theta_b e^{mL}}{he^{-mL} - he^{mL} - mke^{mL} - mke^{-mL}} \right) \\ \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m\theta_b \left[\frac{h(e^{-mL} + e^{mL}) + mk(e^{mL} - e^{-mL})}{h(e^{-mL} - e^{mL}) - mk(e^{mL} + e^{-mL})} \right]\end{aligned}$$

$$\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = -m\theta_b \left[\frac{h \left(\frac{e^{mL} + e^{-mL}}{2} \right) + mk \left(\frac{e^{mL} - e^{-mL}}{2} \right)}{h \left(\frac{e^{mL} - e^{-mL}}{2} \right) + mk \left(\frac{e^{mL} + e^{-mL}}{2} \right)} \right]$$

$$\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = -m\theta_b \frac{h \cosh mL + mk \sinh mL}{h \sinh mL + mk \cosh mL} \quad (13)$$

$$\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = -m\theta_b \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL}$$

Assim, substituindo a expressão resultante (13) na equação (11) obtém-se:

$$q_a = -kA_{tr} \left[-m\theta_b \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL} \right]$$

$$q_a = kA_{tr} m \theta_b \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL} \quad (14)$$

Sabe-se que $m = \sqrt{\frac{hP}{kA_{tr}}}$ de tal forma que:

$$q_a = kA_{tr} \sqrt{\frac{hP}{kA_{tr}}} \theta_b \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL}$$

$$q_a = \sqrt{\frac{hP(kA_{tr})^2}{kA_{tr}}} \theta_b \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL} \quad (15)$$

$$q_a = \sqrt{hPKA_{tr}} \theta_b \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL}$$

onde $M = \sqrt{hPKA_{tr}} \theta_b$. Assim, tem-se que:

$$q_a = M \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL} \quad (16)$$

Assim, para condição de convecção na extremidade da aleta os seguintes resultados foram obtidos:

Distribuição de temperaturas: $\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_{\infty}}{T_b - T_{\infty}} = \frac{\cosh m(L-x) + (h/mk) \sinh m(L-x)}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL}$

Taxa de transferência de calor: $q_a = M \frac{\sinh mL + (h/mk) \cosh mL}{\cosh mL + (h/mk) \sinh mL}$

CASO B – EXTREMIDADE ADIABÁTICA

$$\left. \frac{dT}{dx} \right|_{x=L} = \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=L} \quad (1)$$

$$\theta(x=0) = T_b - T_\infty = \theta_b \quad (2)$$

A solução geral da equação $\frac{d^2\theta}{dx^2} - m^2\theta = 0$ é:

$$\theta(x) = C_1 e^{mx} + C_2 e^{-mx} \quad (3)$$

Aplicando a solução geral na equação (1) obtém-se:

$$\frac{d\theta}{dx} = mC_1 e^{mx} - mC_2 e^{-mx} \Rightarrow \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=L} = m(C_1 e^{mL} - C_2 e^{-mL}) = 0 \Rightarrow C_1 e^{mL} = C_2 e^{-mL} \quad (4)$$

Aplicando a solução geral na equação (2) obtém-se:

$$\theta(x=0) = C_1 e^{m \cdot 0} + C_2 e^{-m \cdot 0} = C_1 + C_2 = \theta_b \Rightarrow C_1 = \theta_b - C_2 \quad (5)$$

Com as equações (4) e (5) pode-se obter as constantes C_1 e C_2 :

$$\begin{aligned} (\theta_b - C_2) e^{mL} &= C_2 e^{-mL} \\ \theta_b e^{mL} - C_2 e^{mL} &= C_2 e^{-mL} \\ \theta_b e^{mL} &= C_2 (e^{-mL} + e^{mL}) \\ C_2 &= \frac{\theta_b e^{mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \end{aligned} \quad (6)$$

Substituindo a expressão de C_2 na equação (5) obtém-se:

$$\begin{aligned} C_1 &= \theta_b - C_2 = \theta_b - \frac{\theta_b e^{mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \\ C_1 &= \frac{\theta_b (e^{-mL} + e^{mL}) - \theta_b e^{mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \\ C_1 &= \frac{\theta_b e^{-mL} + \theta_b e^{mL} - \theta_b e^{mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \\ C_1 &= \frac{\theta_b e^{-mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \end{aligned} \quad (7)$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (3) obtém-se:

$$\begin{aligned}
\theta(x) &= \left(\frac{\theta_b e^{-mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \right) e^{mx} + \left(\frac{\theta_b e^{mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \right) e^{-mx} \\
\theta(x) &= \frac{\theta_b e^{-mL+mx} + \theta_b e^{mL-mx}}{e^{-mL} + e^{mL}} \\
\theta(x) &= \frac{\theta_b (e^{-m(L-x)} + e^{m(L-x)})}{e^{-mL} + e^{mL}} \\
\frac{\theta(x)}{\theta_b} &= \frac{\left(\frac{e^{-m(L-x)} + e^{m(L-x)}}{2} \right)}{\left(\frac{e^{mL} + e^{-mL}}{2} \right)} = \frac{\cosh m(L-x)}{\cosh mL}
\end{aligned} \tag{8}$$

$$\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_\infty}{T_b - T_\infty} = \frac{\cosh m(L-x)}{\cosh mL} \tag{9}$$

A taxa de transferência de calor q_a pode ser calculada pela lei de Fourier aplicada na base da aleta:

$$q_a = -kA_r \left. \frac{dT}{dx} \right|_{x=0} = -kA_r \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} \tag{10}$$

$$\frac{d\theta}{dx} = mC_1 e^{mx} - mC_2 e^{-mx} \Rightarrow \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = mC_1 e^{m \cdot 0} - mC_2 e^{-m \cdot 0} = m(C_1 - C_2) \tag{11}$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (11) obtém-se:

$$\begin{aligned}
\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m \left(\frac{\theta_b e^{-mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} - \frac{\theta_b e^{mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \right) \\
\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m\theta_b \left(\frac{e^{-mL} - e^{mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \right) = -m\theta_b \left(\frac{e^{mL} - e^{-mL}}{e^{-mL} + e^{mL}} \right) \\
\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= -m\theta_b \left(\frac{\frac{e^{mL} - e^{-mL}}{2}}{\frac{e^{-mL} + e^{mL}}{2}} \right) = -m\theta_b \frac{\sinh mL}{\cosh mL} = -m\theta_b \tanh mL
\end{aligned} \tag{12}$$

Assim, substituindo a expressão resultante de (12) na equação (10) obtém-se:

$$\begin{aligned}
q_a &= -kA_r (-m\theta_b \tanh mL) \\
q_a &= kA_r m\theta_b \tanh mL
\end{aligned} \tag{13}$$

Sabe-se que $m = \sqrt{\frac{hP}{kA_r}}$ de tal forma que:

$$\begin{aligned} q_a &= kA_r \sqrt{\frac{hP}{kA_r}} \theta_b \operatorname{tgh} mL \\ q_a &= \sqrt{\frac{hP(kA_r)^2}{kA_r}} \theta_b \operatorname{tgh} mL \\ q_a &= \sqrt{hPkA_r} \theta_b \operatorname{tgh} mL \end{aligned} \quad (14)$$

onde $M = \sqrt{hPkA_r} \theta_b$. Assim, tem-se:

$$q_a = M \operatorname{tgh} mL \quad (15)$$

Assim, para condição de extremidade adiabática os seguintes resultados foram obtidos:

Distribuição de temperaturas: $\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_\infty}{T_b - T_\infty} = \frac{\cosh m(L-x)}{\cosh mL}$

Taxa de transferência de calor: $q_a = M \operatorname{tgh} mL$

CASO C – EXTREMIDADE COM TEMPERATURA ESPECIFICADA

$$\theta(x=L) = \theta_L \quad (1)$$

$$\theta(x=0) = T_b - T_\infty = \theta_b \quad (2)$$

A solução geral da equação $\frac{d^2\theta}{dx^2} - m^2\theta = 0$ é:

$$\theta(x) = C_1 e^{mx} + C_2 e^{-mx} \quad (3)$$

Aplicando a solução geral na equação (1) obtém-se:

$$\theta(x=L) = C_1 e^{mL} + C_2 e^{-mL} = \theta_L \quad (4)$$

Aplicando a solução geral na equação (2) obtém-se:

$$\theta(x=0) = C_1 e^{m \cdot 0} + C_2 e^{-m \cdot 0} = C_1 + C_2 = \theta_b \Rightarrow C_1 = \theta_b - C_2 \quad (5)$$

Com as equações (4) e (5) pode-se obter as constantes C_1 e C_2 :

$$\begin{aligned}
(\theta_b - C_2)e^{mL} + C_2e^{-mL} &= \theta_L \\
\theta_b e^{mL} - C_2 e^{mL} + C_2 e^{-mL} &= \theta_L \\
C_2(e^{-mL} - e^{mL}) &= \theta_L - \theta_b e^{mL} \\
C_2 &= \frac{\theta_L - \theta_b e^{mL}}{e^{-mL} - e^{mL}} \\
C_2 &= \frac{\theta_b e^{mL} - \theta_L}{e^{mL} - e^{-mL}}
\end{aligned} \tag{6}$$

Substituindo a expressão de C_2 na equação (5) obtém-se:

$$\begin{aligned}
C_1 &= \theta_b - C_2 = \theta_b - \frac{\theta_L - \theta_b e^{mL}}{e^{-mL} - e^{mL}} \\
C_1 &= \frac{\theta_b(e^{-mL} - e^{mL}) - \theta_L + \theta_b e^{mL}}{e^{-mL} - e^{mL}} \\
C_1 &= \frac{-\theta_b e^{-mL} + \theta_b e^{mL} + \theta_L - \theta_b e^{mL}}{e^{mL} - e^{-mL}} \\
C_1 &= \frac{\theta_L - \theta_b e^{-mL}}{e^{mL} - e^{-mL}}
\end{aligned} \tag{7}$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (3) obtém-se:

$$\begin{aligned}
\theta(x) &= \left(\frac{\theta_L - \theta_b e^{-mL}}{e^{mL} - e^{-mL}} \right) e^{mx} + \left(\frac{\theta_b e^{mL} - \theta_L}{e^{mL} - e^{-mL}} \right) e^{-mx} \\
\theta(x) &= \frac{\theta_L e^{mx} - \theta_b e^{-mL+mx} + \theta_b e^{mL-mx} - \theta_L e^{-mx}}{e^{mL} - e^{-mL}} \\
\theta(x) &= \frac{\theta_b (e^{m(L-x)} - e^{-m(L-x)}) + \theta_L (e^{mx} - e^{-mx})}{e^{mL} - e^{-mL}} \\
\theta(x) &= \theta_b \left[\frac{(e^{m(L-x)} - e^{-m(L-x)}) + (\theta_L / \theta_b)(e^{mx} - e^{-mx})}{e^{mL} - e^{-mL}} \right] \\
\frac{\theta(x)}{\theta_b} &= \frac{\left(\frac{e^{m(L-x)} - e^{-m(L-x)}}{2} \right) + \left(\frac{\theta_L}{\theta_b} \right) \left(\frac{e^{mx} - e^{-mx}}{2} \right)}{\left(\frac{e^{mL} - e^{-mL}}{2} \right)}
\end{aligned} \tag{8}$$

$$\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_\infty}{T_b - T_\infty} = \frac{(\theta_L / \theta_b) \sinh mx + \sinh m(L-x)}{\sinh mL} \tag{9}$$

A taxa de transferência de calor q_a pode ser calculada pela lei de Fourier aplicada na base da aleta:

$$q_a = -kA_{tr} \left. \frac{dT}{dx} \right|_{x=0} = -kA_{tr} \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} \quad (10)$$

$$\frac{d\theta}{dx} = mC_1 e^{mx} - mC_2 e^{-mx} \Rightarrow \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = mC_1 e^{m \cdot 0} - mC_2 e^{-m \cdot 0} = m(C_1 - C_2) \quad (11)$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (11) obtém-se:

$$\begin{aligned} \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m \left(\frac{\theta_L - \theta_b e^{-mL}}{e^{mL} - e^{-mL}} - \frac{\theta_b e^{mL} - \theta_L}{e^{mL} - e^{-mL}} \right) = m \left(\frac{\theta_L - \theta_b e^{-mL} - \theta_b e^{mL} + \theta_L}{e^{mL} - e^{-mL}} \right) \\ \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m \left[\frac{2\theta_L - \theta_b (e^{mL} + e^{-mL})}{e^{mL} - e^{-mL}} \right] \\ \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= m \left[\frac{\frac{2\theta_L}{2} - \theta_b \left(\frac{e^{mL} + e^{-mL}}{2} \right)}{\left(\frac{e^{mL} - e^{-mL}}{2} \right)} \right] = m \frac{(-\theta_b \cosh mL + \theta_L)}{\sinh mL} \\ \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} &= -m\theta_b \frac{(\cosh mL - \theta_L/\theta_b)}{\sinh mL} \end{aligned} \quad (12)$$

Assim, substituindo a expressão resultante de (12) na equação (10) obtém-se:

$$q_a = -kA_{tr} \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = -kA_{tr} \left[-m\theta_b \frac{(\cosh mL - \theta_L/\theta_b)}{\sinh mL} \right] \quad (13)$$

Sabe-se que $m = \sqrt{\frac{hP}{kA_{tr}}}$ de tal forma que:

$$\begin{aligned} q_a &= kA_{tr} \sqrt{\frac{hP}{kA_{tr}}} \theta_b \frac{(\cosh mL - \theta_L/\theta_b)}{\sinh mL} \\ q_a &= \sqrt{\frac{hP(kA_{tr})^2}{kA_{tr}}} \theta_b \frac{(\cosh mL - \theta_L/\theta_b)}{\sinh mL} \\ q_a &= \sqrt{hPkA_{tr}} \theta_b \frac{(\cosh mL - \theta_L/\theta_b)}{\sinh mL} \end{aligned} \quad (14)$$

onde $M = \sqrt{hPkA_{tr}} \theta_b$. Assim, tem-se:

$$q_a = M \frac{(\cosh mL - \theta_L/\theta_b)}{\sinh mL} \quad (15)$$

Assim, para condição de temperatura prescrita na extremidade os seguintes resultados foram obtidos:

Distribuição de temperaturas:
$$\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_\infty}{T_b - T_\infty} = \frac{(\theta_L / \theta_b) \sinh mx + \sinh m(L - x)}{\sinh mL}$$

Taxa de transferência de calor:
$$q_a = M \frac{(\cosh mL - \theta_L / \theta_b)}{\sinh mL}$$

CASO D – ALETA INFINITA

$$\theta(x \rightarrow \infty) = 0 \quad (1)$$

$$\theta(x = 0) = T_b - T_\infty = \theta_b \quad (2)$$

A solução geral da equação $\frac{d^2\theta}{dx^2} - m^2\theta = 0$ é:

$$\theta(x) = C_1 e^{mx} + C_2 e^{-mx} \quad (3)$$

Aplicando a solução geral na equação (1) obtém-se:

$$\theta(x \rightarrow \infty) = C_1 e^{m\infty} + C_2 e^{-m\infty} = 0 \Rightarrow C_1 = 0 \quad (4)$$

Aplicando a solução geral na equação (2) obtém-se:

$$\theta(x = 0) = C_1 e^{m \cdot 0} + C_2 e^{-m \cdot 0} = C_1 + C_2 = \theta_b \Rightarrow C_2 = \theta_b \quad (5)$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (3) obtém-se:

$$\theta(x) = (0)e^{mx} + (\theta_b)e^{-mx}$$

$$\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_\infty}{T_b - T_\infty} = e^{-mx} \quad (6)$$

A taxa de transferência de calor q_a pode ser calculada pela lei de Fourier aplicada na base da aleta:

$$q_a = -kA_r \left. \frac{dT}{dx} \right|_{x=0} = -kA_r \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} \quad (7)$$

$$\frac{d\theta}{dx} = mC_1 e^{mx} - mC_2 e^{-mx} \Rightarrow \left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = mC_1 e^{m \cdot 0} - mC_2 e^{-m \cdot 0} = m(C_1 - C_2) \quad (8)$$

Substituindo as expressões de C_1 e C_2 na equação (8) obtém-se:

$$\left. \frac{d\theta}{dx} \right|_{x=0} = -m\theta_b \quad (9)$$

Assim, substituindo a expressão resultante de (9) na equação (7) obtém-se:

$$q_a = -kA_{tr}(-m\theta_b) = kA_{tr}m\theta_b \quad (10)$$

Sabe-se que $m = \sqrt{\frac{hP}{kA_{tr}}}$ de tal forma que:

$$\begin{aligned} q_a &= kA_{tr} \sqrt{\frac{hP}{kA_{tr}}} \theta_b \\ q_a &= \sqrt{\frac{hP(kA_{tr})^2}{kA_{tr}}} \theta_b \\ q_a &= \sqrt{hPkA_{tr}} \theta_b \end{aligned} \quad (11)$$

onde $M = \sqrt{hPkA_{tr}} \theta_b$. Assim, tem-se:

$$q_a = M \quad (12)$$

Assim, para condição de aleta infinita os seguintes resultados foram obtidos:

Distribuição de temperaturas: $\frac{\theta(x)}{\theta_b} = \frac{T(x) - T_\infty}{T_b - T_\infty} = e^{-mx}$

Taxa de transferência de calor: $q_a = M$

ABORDAGEM ALTERNATIVA: TAXA NA QUAL O CALOR É TRANSFERIDO POR CONVECÇÃO DA SUPERFÍCIE DA ALETA

Outra forma de se determinar a taxa de transferência de calor em uma aleta de seção transversal uniforme é através da conservação da energia para uma superfície estendida, que possui o seguinte enunciado:

$$\left(\begin{array}{c} \text{Taxa na qual o calor é} \\ \text{transferido por convecção} \\ \text{da superfície da aleta} \end{array} \right) = \left(\begin{array}{c} \text{Taxa condutiva através} \\ \text{da base da aleta} \end{array} \right)$$

Conseqüentemente, uma formulação alternativa para q_a é:

$$q_a = \int_{A_u} h[T(x) - T_\infty] dA_s = \int_{A_u} h\theta(x) dA_s$$

A área A_a indica a área superficial total da aleta, incluindo sua extremidade. Assim, para facilitar o tratamento matemático, é conveniente separar a integral anterior em dois termos: o primeiro termo levando em consideração a taxa de transferência de calor pela superfície da aleta, excluindo sua extremidade, e o segundo termo levando em consideração a taxa de transferência de calor pela extremidade da aleta. Dessa forma, sabendo que $dA_s = Pdx$ obtém-se:

$$q_a = \int_0^L hP\theta(x)dx + hA_{tr}[T(x=L) - T_\infty] = \int_0^L hP\theta(x)dx + hA_{tr}\theta(x=L)$$

CASO A – EXTREMIDADE COM CONVECÇÃO

Perfil de temperaturas: $\theta(x) = \theta_b \frac{\cosh m(L-x) + (h/mk)\sinh m(L-x)}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$

Taxa de transferência de calor: $q_a = \int_0^L hP \left[\theta_b \frac{\cosh m(L-x) + (h/mk)\sinh m(L-x)}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL} \right] dx + hA_{tr}\theta_b \frac{\cosh m(L-L) + (h/mk)\sinh m(L-L)}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$

Com h, P, θ_b, m, L e k constantes e sabendo que $\sinh(0)=0$ e $\cosh(0)=1$ obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL} \int_0^L [\cosh m(L-x) + (h/mk)\sinh m(L-x)] dx + \frac{hA_{tr}\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$$

Separando em duas integrais obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL} \left[\int_0^L \cosh m(L-x) dx + (h/mk) \int_0^L \sinh m(L-x) dx \right] + \frac{hA_{tr}\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$$

As duas integrais podem ser resolvidas fazendo a substituição $a = m(L-x)$ de tal maneira que $dx = -da/m$. Dessa forma tem-se que:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL} \left[-\frac{\int_0^L \cosh ada}{m} - \frac{(h/mk) \int_0^L \sinh ada}{m} \right] + \frac{hA_{tr}\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$$

Resolvendo as duas integrais e voltando na variável x obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL} \left\{ -\frac{1}{m} [\sinh m(L-x)]_0^L - \frac{(h/mk)}{m} [\cosh m(L-x)]_0^L \right\} + \frac{hA_r\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$$

Sabendo que $\sinh(0)=0$ e $\cosh(0)=1$ e rearranjando obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b [\sinh mL - (h/mk)(1 - \cosh mL)]}{m[\cosh mL + (h/mk)\sinh mL]} + \frac{hA_r\theta_b}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$$

Sabendo que $hP\theta_b/m = \sqrt{hPkA_r}\theta_b = M$ obtém-se:

$$q_a = \frac{M [\sinh mL - (h/mk)(1 - \cosh mL)] + hA_r\theta_b}{[\cosh mL + (h/mk)\sinh mL]}$$

Distribuindo M obtém-se:

$$q_a = \frac{M\sinh mL - M(h/mk) + M(h/mk)\cosh mL + hA_r\theta_b}{[\cosh mL + (h/mk)\sinh mL]}$$

Utilizando as definições de M e m pode-se mostrar que $-M(h/mk) = hA_r\theta_b$ de tal maneira que:

$$q_a = M \frac{\sinh mL + (h/mk)\cosh mL}{\cosh mL + (h/mk)\sinh mL}$$

CASO B – EXTREMIDADE ADIABÁTICA

Perfil de temperaturas: $\theta(x) = \theta_b \frac{\cosh m(L-x)}{\cosh mL}$

Taxa de transferência de calor: $q_a = \int_0^L hP \left[\theta_b \frac{\cosh m(L-x)}{\cosh mL} \right] dx + \overbrace{hA_r\theta(x=L)}^{=0 \text{ (ADIABÁTICA)}}$

Com h, P, θ_b, m, L e k constantes obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL} \int_0^L [\cosh m(L-x)] dx$$

A integral pode ser resolvida fazendo a substituição $a = m(L - x)$ de tal maneira que $dx = -da/m$. Dessa forma tem-se que:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL} \left[-\frac{\int_0^L \cosh ada}{m} \right]$$

Resolvendo a integral e voltando na variável x obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL} \left\{ -\frac{1}{m} [\sinh m(L - x)]_0^L \right\}$$

Sabendo que $\sinh(0) = 0$ e rearranjando obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\cosh mL} \left\{ -\frac{1}{m} [0 - \sinh mL] \right\}$$

Sabendo que $\sinh mL / \cosh mL = \tanh mL$ e $m = \sqrt{hP/kA_r}$ obtém-se:

$$q_a = \frac{\sqrt{kA_r}}{\sqrt{hP}} hP\theta_b \tanh mL = \frac{\sqrt{kA_r}}{\sqrt{hP}} \sqrt{hP} \sqrt{hP} \theta_b \tanh mL = \sqrt{hPkA_r} \theta_b \tanh mL$$

Fazendo $M = \sqrt{hPkA_r} \theta_b$ obtém-se:

$$q_a = M \tanh mL$$

CASO C – EXTREMIDADE COM TEMPERATURA ESPECIFICADA

$$\theta(x) = \theta_b \frac{(\theta_L/\theta_b) \sinh mx + \sinh m(L - x)}{\sinh mL}$$

$$\begin{aligned} \text{Taxa de transferência de calor: } q_a &= \int_0^L hP \left[\theta_b \frac{(\theta_L/\theta_b) \sinh mx + \sinh m(L - x)}{\sinh mL} \right] dx \\ &+ hA_r \theta_b \frac{(\theta_L/\theta_b) \sinh mL + \sinh m(L - L)}{\sinh mL} \end{aligned}$$

Com h, P, θ_b, m, L e k constantes e sabendo que $\sinh(0) = 0$ obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\sinh mL} \int_0^L [(\theta_L/\theta_b) \sinh mx + \sinh m(L - x)] dx + hA_r \theta_L$$

Separando em duas integrais obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\sinh mL} \left[(\theta_L/\theta_b) \int_0^L \sinh mx dx + \int_0^L \sinh m(L-x) dx \right] + hA_r \theta_L$$

As duas integrais podem ser resolvidas fazendo a substituição $a = mx$ para a primeira integral e $a = m(L-x)$ para a segunda integral de tal maneira que $dx = da/m$ e $dx = -da/m$, respectivamente. Dessa forma tem-se que:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\sinh mL} \left[(\theta_L/\theta_b) \frac{\int_0^L \sinh ada}{m} - \frac{\int_0^L \sinh ada}{m} \right] + hA_r \theta_L$$

Resolvendo as duas integrais e voltando na variável x obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b}{\sinh mL} \left\{ \frac{(\theta_L/\theta_b)}{m} [\cosh mx]_0^L - \frac{1}{m} [\cosh m(L-x)]_0^L \right\} + hA_r \theta_L ??$$

Sabendo que $\cosh(0)=1$ e rearranjando obtém-se:

$$q_a = \frac{hP\theta_b (\cosh mL - 1)}{m \sinh mL} (\theta_L/\theta_b + 1) + hA_r \theta_L$$

Sabendo que $hP\theta_b/m = \sqrt{hPkA_r}\theta_b = M$ obtém-se:

$$q_a = \frac{M (\cosh mL - 1)}{\sinh mL} (\theta_L/\theta_b + 1) + hA_r \theta_L$$

Rearranjando obtém-se:

$$q_a = M \frac{(\cosh mL - \theta_L/\theta_b)}{\sinh mL}$$

CASO D – ALETA INFINITA

$$\theta(x) = \theta_b e^{-mx}$$

$$\text{Taxa de transferência de calor: } q_a = \int_0^\infty hP\theta_b e^{-mx} dx + \overbrace{hA_r \theta(x \rightarrow \infty)}^{=0 \text{ (ADIABÁTICA)}}$$

Com h, P, θ_b, m, L e k constantes obtém-se:

$$q_a = hP\theta_b \int_0^\infty e^{-mx} dx$$

A integral pode ser resolvida fazendo $a = -mx$ de tal maneira que $dx = -da/m$. Dessa forma tem-se que:

$$q_a = hP\theta_b \left[-\frac{\int_0^\infty e^a da}{m} \right]$$

Resolvendo a integral e voltando na variável x obtém-se:

$$q_a = -\frac{hP\theta_b}{m} \left[e^{-mx} \right]_0^\infty$$

Rearranjando obtém-se:

$$q_a = -\frac{hP\theta_b}{m} \left[\frac{1}{e^{m^\infty}} - \frac{1}{e^{m^0}} \right]_0^\infty = \frac{hP\theta_b}{m} = \frac{\sqrt{kA_r}}{\sqrt{hP}} hP\theta_b = \frac{\sqrt{kA_r}}{\sqrt{hP}} \sqrt{hP} \sqrt{hP}\theta_b = \sqrt{hPkA_r} \theta_b$$

Fazendo $M = \sqrt{hPkA_r} \theta_b$ obtém-se:

$$q_a = M$$