

Trabalho prático de elementos finitos

Prof. Marcello Goulart Teixeira

October 28, 2022

1) Este trabalho tem como objetivo determinar a distribuição de temperatura em uma célula de combustível nuclear.

Considere um reator nuclear cujas células de combustível tem largura $2L$ e estão submersas em água, como apresentado na figura a seguinte.

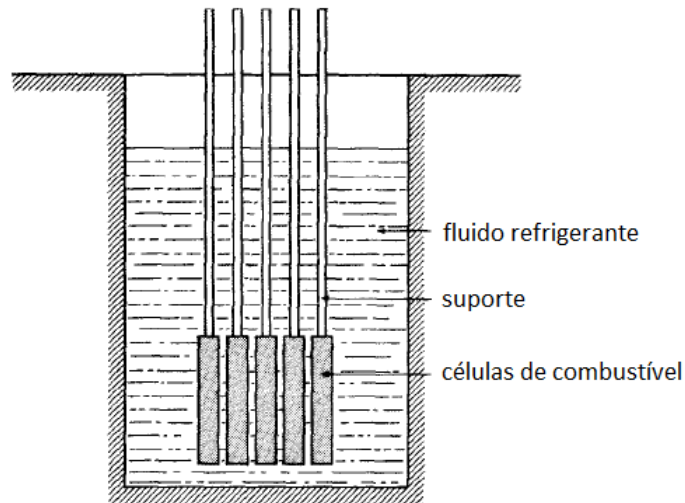


Figure 1: Reator nuclear

Inicialmente o sistema tem temperatura uniforme T_{∞} . Assuma que a energia interna devido a reação nuclear é dada por U , gerada uniformemente nas células de energia. O coeficiente de transferência de calor entre as células e o fluido é h . A temperatura do fluido de refrigeração se mantém constante e igual a T_{∞} . A espessura das células (na direção perpendicular da tela) é pequena quando comparada com as outras dimensões.

Assim, se os efeitos dos extremos superior e inferior são desconsiderados, a transferência de calor pode ser considerada unidimensional. Além disso, devido a simetria do problema, é possível modelar apenas metade da largura da célula de combustível,

considerando então não haver transferência de calor ao longo da linha de simetria (derivada em relação a x igual a zero), como mostrado abaixo.

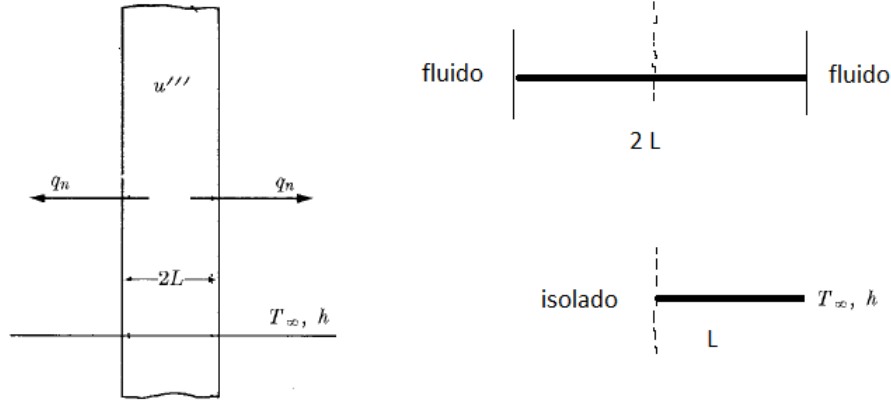


Figure 2: Geometria unidimensional

Sendo $T(x, t)$ a temperatura em um ponto x do domínio espacial e no instante t , k a condutividade térmica, c a capacidade térmica e ρ a densidade de massa da célula de combustível, há duas maneiras diferentes de considerar a condição de contorno no extremo direito: temperatura prescrita ou fluxo de calor.

No caso da condição de contorno à direita ser definida pelo fluxo de calor, temos o seguinte problema de valor de contorno-inicial

$$\rho c \frac{\partial T}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + U$$

com as condições de contorno

$$\frac{\partial T}{\partial x}(0, t) = 0 \quad \frac{\partial T}{\partial x}(L, t) = \frac{-\bar{h}}{k}(T(L, t) - T_{\infty})$$

e condição inicial

$$T(x, 0) = T_{\infty}$$

Considerando k constante, a equação diferencial parcial é dada por

$$\frac{\partial T}{\partial t} = a \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{U}{\rho c}$$

cujas solução é dada por

$$T(x, t) = T_{\infty} + \frac{UL^2}{2k} \left[1 - \left(\frac{x}{L} \right)^2 + \frac{2}{B} \right] \left[1 - \exp \left(-\frac{3a}{L^2} \frac{B}{B+3} t \right) \right]$$

onde $B = \bar{h}L/k$ e $a = k/\rho c$

Repare que podemos considerar uma condição de contorno prescrita igual a T_∞ do lado direito fazendo $\bar{h} \rightarrow \infty$ na condição de contorno, ou seja, o coeficiente de transferência de calor através da superfície é infinito (o que faz com que a temperatura na fronteira seja igual a temperatura externa). Neste caso, $B \rightarrow \infty$ e a solução é dada por

$$T(x, t) = T_\infty + \frac{UL^2}{2k} \left[1 - \left(\frac{x}{L} \right)^2 \right] \left[1 - \exp \left(-\frac{3a}{L^2} t \right) \right]$$

Observando as soluções acima, é fácil perceber que as respectivas soluções estacionárias (aquelas que representam a distribuição de equilíbrio da temperatura), ou seja, a distribuição de temperatura que não varia mais ao longo do tempo t , ocorrem quando $t \rightarrow \infty$ e podem ser obtidas facilmente.

Considerando $T_\infty = 293.15^\circ K$, $L = 0.025m$, $k = 35W/m^\circ K$, $U = 67967200W/m^3$, $\rho = 8618.0Kg/m^3$ e o coeficiente de transferência de calor entre a célula de combustível e o fluido dado por $\bar{h} = 0.25 \times 10^5 W/^\circ Km^2$, $c = 460.0J/Kg^\circ K$, utilize seu programa de elementos finitos unidimensional para resolver os seguintes problemas:

- 1.1) Encontre a distribuição estacionária de temperatura na célula de combustível considerando condição de contorno prescrita e igual a T_∞ do lado direito. Compare com a solução analítica.
- 1.2) Encontre a distribuição estacionária de temperatura na célula de combustível considerando, agora, condição de contorno de fluxo. Repare que, neste caso, a condição de contorno do lado direito envolve a derivada e a temperatura em $x = L$, algo que não foi visto em aula. Compare com a solução analítica.
- 1.3) Como o problema de valor de contorno e inicial deve ser definido se considerar o domínio espacial como $[0, 2L]$?

Referências:

CONDUCTION HEAT TRANSFER, Vedat S. Arpaci, ADDISON-WESLEY PUBLISHING COMPANY, 1966

M. G. Teixeira, ANÁLISE NUMÉRICA POR ELEMENTOS FINITOS DE TENSÕES RESIDUAIS GERADAS POR MUDANÇA DE FASE EM AÇOS TRATADOS TERMICAMENTE, 2002, Tese de Doutorado, PUC-Rio.