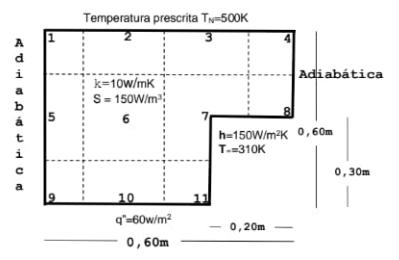
Aluno: Raphael Henrique Braga Leivas Matrícula: 2020028101 Professor Responsável: Márcio Ziviani

Código fonte LaTeX desse arquivo pode ser visto em meu GitHub pessoal: https://github.com/RaphaelLeivas/latex/tree/main/TermoComp

1 Questão 1

O diagrama esquemático do problema está exibido na Figura 1.1.

Figura 1.1: Diagrama do problema a ser analisado.



Em regime permanente, o processo de condução na Figura 1.1 possui equação dada por

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left(k \frac{\partial T}{\partial y} \right) + S = 0 \tag{1.1}$$

Em que o domínio de solução da equação diferencial parcial de (1.1) é

$$0 < x < 0.6 \text{ m}$$
 , $0 < y < 0.6 \text{ m}$ (1.2)

E as condições de contorno são:

- Fronteira oeste: como é adiabática, temos $\frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}x}=0$;
- Fronteira norte: como temos tempeartura prescrita, temos $T(y=0,6)=500~\mathrm{K}$;
- Fronteira sul: como temos fluxo prescrito, temos, pela Lei de Fourier, $-k\frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}y}=60~\mathrm{W/m^2}$
- Fronteira leste, parte inferior x=0,4 m e 0 < y < 0,3 m, temos convecção: $-k\frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}x} = h\left(T(x=0,4) T_{\infty}\right);$
- Fronteira leste, parte superior x = 0, 6 m e 0, 3 < y < 0, 6 m, temos adiabática: $\frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}x} = 0$;
- Fronteira leste, parte deitada y=0,3 m e 0,4< x<0,6 m, temos convecção: $-k\frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}y}=h\left(T(y=0,3)-T_{\infty}\right);$

2 Questão 2

Para cada nó exibido na Figura 1.1, aplicamos o balanço de energia para obter as equações de diferenças finitas de cada nó de 1 a 11 da malha. As expressões de cada nó foram retirada da página 218 do livro do Incropera, sexta edição

$$No1: T_5 + T_2 + 2\frac{h\Delta x}{k}T_{\infty} - 2\left(\frac{h\Delta x}{k} + 1\right)T_1 = 0$$

$$No1: T_5 + T_2 - 6, 5T_1 = -1395$$

$$No2: T_1 + T_6 + T_3 - 3T_2 + 500 = 0$$

$$No2: T_1 + T_6 + T_3 - 3T_2 = -500$$

$$NO3: T_2 + T_7 + T_4 - 3T_3 + 500 = 0$$

$$NO3: T_2 + T_7 + T_4 - 3T_3 + 500 = 0$$

$$NO3: T_2 + T_7 + T_4 - 3T_3 + 500 = 0$$

$$NO3: T_2 + T_7 + T_4 - 3T_3 = -500$$

$$NO4: T_3 + T_8 - 6, 5T_4 = -1395$$

$$No5: T_1 + T_6 + T_9 - 3T_5 = 0$$

$$No6: T_2 + T_7 + T_5 - T_{10} - 4T_6 = 0$$

$$No8: T_4 + T_7 - 2T_8 - T_{10} - 4T_6 = 0$$

Com as 11 equações de 11 incógnitas obtidas, temos o sistema linear

3 Referências

INCROPERA, Frank, et. al. Fundamentals of Heat and Mass Transfer. 6 ed. John Wilhey & Sons Inc. 2007.

4 Anexo - Código completo em R desenvolvido

```
rm(list = ls())
# dev.off()

# dados do problema
k <- 2.5
W <- 5
H <- 2
L <- 0.25
u_inf <- 3
T_inf <- 300</pre>
```

```
q_pres <- 750
T_d <- 350
# propriedades termofisicas
Properties_Table = matrix(
 c(
    100, 3.5562, 71.1 * 10^-7, 2.00 * 10^-6, 9.34 * 10^-3, 0.786,
    150, 2.3364, 103.4 * <math>10^{-7}, 4.426 * <math>10^{-6}, 13.8 * <math>10^{-3}, 0.758,
    200, 1.7458, 132.5 * 10^{-7}, 7.590 * 10^{-6}, 18.1 * 10^{-3}, 0.737,
    250, 1.3947, 159.6 * 10^-7, 11.44 * 10^-6, 22.3 * 10^-3, 0.720,
    300, 1.1614, 184.6 * 10^-7, 15.89 * 10^-6, 26.3 * 10^-3, 0.707,
   350, 0.9950, 208.2 * 10^{-7}, 20.92 * 10^{-6}, 30.0 * 10^{-3}, 0.700,
   400, 0.8711, 230.1 * 10^{-7}, 26.41 * 10^{-6}, 33.8 * 10^{-3}, 0.690,
   450, 0.7740, 250.7 * 10^{-7}, 32.39 * 10^{-6}, 37.3 * 10^{-3}, 0.686,
   500, 0.6964, 270.1 * 10^-7, 38.79 * 10^-6, 40.7 * 10^-3, 0.684,
   550, 0.6329, 288.4 * 10^{-7}, 45.57 * 10^{-6}, 43.9 * 10^{-3}, 0.683,
   600, 0.5804, 305.8 * 10^-7, 52.69 * 10^-6, 46.9 * 10^-3, 0.685
 ),
 ncol = 6,
 byrow = TRUE
)
colnames(Properties_Table) <- c('Tf', 'rho', 'mu', 'v', 'kf', 'Pr')</pre>
rownames(Properties_Table) <- seq(1, nrow(Properties_Table), 1)</pre>
Properties_Table <- as.table(Properties_Table)</pre>
max_iterations <- 100
T_e_calculated <- 298 # chute inicial: Te = 298K (ambiente)
T_e_list <- c(T_e_calculated)</pre>
for (i in 1:max_iterations) {
 Tf <- (T_e_calculated + T_inf) / 2
  # iniciais
 Tf_min <- Properties_Table[1, 'Tf']</pre>
 Tf_min_index <- 1
 Tf_max <- Properties_Table[nrow(Properties_Table), 'Tf']</pre>
 Tf_max_index <- nrow(Properties_Table)</pre>
  # procura na tabela alguem com esse valor de Tf
 for (j in 1:nrow(Properties_Table)) {
   if (Properties_Table[j, 'Tf'] <= Tf) {</pre>
     Tf_min <- Properties_Table[j, 'Tf']</pre>
     Tf_min_index <- j
   }
   if (Properties_Table[j, 'Tf'] > Tf) {
     Tf_max <- Properties_Table[j, 'Tf']</pre>
     Tf_max_index <- j
     break
   }
 }
  # agora sabemos que Tf esta entre [Tf_min, Tf_max]
  # pega a razao que diz o quao proximo esta de min ou max
```

```
interpolation_ratio <- (Tf - Tf_min) / (Tf_max - Tf_min)</pre>
# com a razao de interpolacao, acha as propriedades fisicas interpoladas
rho_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'rho']</pre>
rho_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'rho']</pre>
rho <- rho_min + (rho_max - rho_min) * interpolation_ratio</pre>
mu_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'mu']</pre>
mu_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'mu']</pre>
mu <- mu_min + (mu_max - mu_min) * interpolation_ratio</pre>
v_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'v']</pre>
v_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'v']</pre>
v <- v_min + (v_max - v_min) * interpolation_ratio
kf_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'kf']</pre>
kf_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'kf']</pre>
kf <- kf_min + (kf_max - kf_min) * interpolation_ratio</pre>
Pr_min <- Properties_Table[Tf_min_index, 'Pr']</pre>
Pr_max <- Properties_Table[Tf_max_index, 'Pr']</pre>
Pr <- Pr_min + (Pr_max - Pr_min) * interpolation_ratio
# rho <- 1.1614 # densidade do ar
# mu \leftarrow 184.6 * 10^-7 # viscosidade dinamica
# kf < -26.3 * 10^{-3} # condutividade termica do ar
\# Pr \leftarrow 0.707 \# numero de Prandlt
# calcula os adimensionais
Re_critical <- 50000
Re <- u_inf * L * rho / mu
Nu \leftarrow 0.0
Gr \leftarrow 9.81 * (1/Tf) * (abs(T_e_calculated - T_inf) * L^3) / (v^2)
Ra <- Gr * Pr
if (Re < Re_critical) {</pre>
  # escoamento laminar
  Nu \leftarrow 0.664 * (Re)^(1/2) * (Pr)^(1/3)
} else {
  # escoamento turbulento
 Nu \leftarrow (0.037 * Re^{(4/5)} - 871) * (Pr)^{(1/3)}
# Nu <- (0.825 + (0.387 * Ra^(1/6)) / (1 + (0.492/Pr)^(9/16))^(8/27))^2
# calculado o Numero de Nusselt, achamos o hc
hc \leftarrow Nu * kf / L
# para esse hc, o Te da 1 Lei e
T_e_calculated \leftarrow ((k/L) * T_d + q_pres + T_inf * hc) / (hc + (k/L))
T_e_list <- append(T_e_list, T_e_calculated)</pre>
tolerance <- 0.001 # 0.1%
# condicao de parada, tolerancia de 0.1% com o valor anterior
```

```
if (abs(T_e_list[i + 1] - T_e_list[i]) < tolerance * T_e_list[i]) {
    break
} else {
    next
}

plot(
    T_e_list,
    main = "T_e (K) x Iteracao",
    xlab = "Iteracao",
    ylab = "T_e (K)",
    col = "black",
    lwd = 3
)

lines(T_e_list, col = "red", lwd = 2, lty = 1)</pre>
```