Referências Bibliográficas

[1] Almeida, J. A., Azevedo, L. F. A., *Flow Visualization Study of Swirling Jet Impingement*, XIII Congresso Brasileiro de Engenharia Mecânica, Belo Horizonte, MG, 1995 (CD-ROM).

[2] Azevedo, L. F. A., Almeida, A., Duarte, L. G. C., *Mass Transfer to Swirling Impinging Jets*, 4th World Conference on Experimental Heat Transfer, Fluid Mechanics and Thermodynamics, 1997, Editor M. Giot e Mayiner, Brussels, Bélgica, vol. 3, pp 1759 – 1766.

[3] Azevedo, L. F. A., Webb, B. W., Queiroz, M., *Pulsed Air Jet Impingement Heat Transfer*, Experimental Thermal and Fluid Science, 1991.

[4] Christensen, K. T., *The Influence of Peak-Locking Errors on Turbulence Statistics computed from PIV Ensembles*, Experiments in Fluids, 2004, vol.36, pp 484 – 497.

[5] Cooper, D., Jackson, D. C., Launder, B. E., Liao, G. X., *Impinging Jet Studies for Turbulence Model Assessment – I. Flow Field Experiments*, International Journal of Heat and Mass Transfer, 1993, vol. 36, No. 10, pp 2675 – 2684.

[6] Cooper, D., Jackson, D. C., Launder, B. E., Liao, G. X., *Impinging Jet Studies* for Turbulence Model Assessment – II. An Examination of the Performance of Four Turbulence Models, International Journal of Heat and Mass Transfer, 1993, vol. 36, No. 10, pp 2685 – 2697.

[7] Downs, S. J., James, E. H., *Jet Impingement Heat Transfer – A Literature Survey*", ASME Paper N^o 87 – HT – 35, ASME, 1987.

[8] Duarte, L. G. C., Azevedo, L. F. A., *Transferência de Massa para Jatos Espiralados Incidentes*, Revista Brasileira de Ciências Mecânicas, 1995, vol. 17, No. 3, pp 322 – 330.

[9] Fairweather, M., Hargrave, G. K., *Experimental Investigation of an Axisymmetric, Impinging Turbulent Jet. 1. Velocity Field*, 2002, Experiments in Fluids, vol.33, No. 3, pp 464 – 471.

[10] Gardon, R., Akfirat, J. C., *The Role of Turbulence in Determining the Heat Transfer Characteristics of Impinging Jets*, International Journal of Heat and Mass Transfer, 1965, vol.8, pp 1261 – 1272.

[11] Geers, L. F. G., Tummers, Hanjalic, K., *Experimental Investigation of Impinging Jet Arrays*, Experiments in Fluids, 2004, 36, pp 946–958.

[12] Huang, L., El Genk, M. S., *Heat Transfer and Flow Visualization Experiments of Swirling, Multi-Channel, and Conventional Impinging Jets*, 1997, International Journal of Heat and Mass Transfer, vol. 41, No. 3, pp. 583 – 600.

[13] Hussein, H. J., Capp, S. P., George, W. K., *Velocity Measurements in a High-Reynolds-Number, Momentum-Conserving, Axisymmetric, Turbulent Jet*, Journal of Fluid Mechanics, 1994, vol. 258, pp 31 – 75.

[14] Lyttle, D., Webb, B. W., Secondary Heat Transfer Maxima for Air Jet Impingement at Low Nozzle-to-Plate Spacings, 2nd World Conference on Experimental Heat Transfer, Fluid Mechanics and Thermodynamics, Iugoslávia, 1991, pp. 776 – 783.

[15] Martin, H., *Heat and Mass Transfer Between Impinging Gas Jets and Solid Surfaces*, Advances in Heat Transfer, 1977, pp 1-60.

[16] Nozaki, A., Igarashi, Y. e Hishida, K., *Heat Transfer Mechanism of a Swirling Impinging Jet in a Stagnation Region*, Heat Transfer – Asian Research, 2003, vol. 32, No. 8.

[17] Pope, S. B., *Turbulent Flows*, Cambridge University Press.

[18] Raffel M., Willert C., Kompenhans J., *Particle Image Velocimetry – A Practical Guide*, Ed. Springer.

[19] Ward, J., Mahmood, M., *Heat Transfer from a Turbulent, Swirling, Impinging Jet*, 7th Int. Heat Transfer Conference, 1982, pp 401 – 408.

[20] Westerweel, J., Dabiri, D., Gharib, M., *The Effectof a Discrete Window Offset on the Accuracy of Cross-Correlation Analysis of PIV Recordings*, Experiments in Fluids, vol. 23, pp. 20 – 28.

Apêndice I

Análise de Incertezas no Cálculo do Número de Nusselt Local

Neste apêndice é apresentado o procedimento utilizado para estimar as incertezas associadas aos experimentos realizados.

A equação básica para a determinação da incerteza relacionada com o resultado final obtido para uma variável R é dada por:

$$\delta R = \left[\sum_{i=1}^{N} \left(\frac{\partial R}{\partial x_i} \, \delta x_i\right)^2\right]^{\frac{1}{2}}$$

onde $R=R(x_1, x_2, x_3, ..., x_N)$, x_i são as variáveis medidas para a obtenção de R e δx_i são as incertezas experimentais associadas a cada uma destas variáveis.

A seguir serão apresentados os cálculos relativos à incerteza na estimativa do Número de Nusselt.

$$h = \frac{q}{Lb(T_W - T_\infty)}$$

$$Nu = \frac{hd}{k} = \frac{qd}{kLb(T_w - T_\infty)} = \frac{VId}{kLb(T_w - T_\infty)}$$

A incerteza no Número de Nusselt é então dada por:

$$\delta N u = \begin{cases} \left(\frac{\partial N u}{\partial V} \delta V\right)^2 + \left(\frac{\partial N u}{\partial I} \delta I\right)^2 + \left(\frac{\partial N u}{\partial V} \delta V\right) + \left(\frac{\partial N u}{\partial d} \delta d\right)^2 + \left(\frac{\partial N u}{\partial k} \delta k\right)^2 \\ + \left(\frac{\partial N u}{\partial L} \delta L\right)^2 + \left(\frac{\partial N u}{\partial b} \delta b\right)^2 + \left(\frac{\partial N u}{\partial T_W} \delta T_W\right)^2 + \left(\frac{\partial N u}{\partial T_\infty} \delta T_\infty\right)^2 \end{cases}$$

$$\frac{\partial Nu}{\partial V} = \frac{Id}{kLb(T_w - T_\infty)} \qquad \qquad \frac{\partial Nu}{\partial I} = \frac{Vd}{kLb(T_w - T_\infty)}$$

$$\frac{\partial Nu}{\partial d} = \frac{VI}{kLb(T_w - T_\infty)} \qquad \qquad \frac{\partial Nu}{\partial k} = -\frac{VId}{k^2 Lb(T_w - T_\infty)}$$
$$\frac{\partial Nu}{\partial L} = -\frac{VId}{kL^2 b(T_w - T_\infty)} \qquad \qquad \frac{\partial Nu}{\partial b} = -\frac{VId}{kLb^2 (T_w - T_\infty)}$$
$$\frac{\partial Nu}{\partial T_w} = -\frac{VId}{kLb(T_w - T_\infty)^2} \qquad \qquad \frac{\partial Nu}{\partial T_\infty} = \frac{VId}{kLb(T_w - T_\infty)^2}$$

Para obter a incerteza relativa, temos:

$$\frac{\delta N u}{N u} = \begin{cases} \left[\frac{\delta V}{V}\right]^2 + \left[\frac{\delta I}{I}\right]^2 + \left[\frac{\delta d}{d}\right]^2 + \left[\frac{\delta k}{k}\right]^2 + \left[\frac{\delta L}{L}\right]^2 + \left[\frac{\delta b}{b}\right]^2 \end{cases}^{\frac{1}{2}} \\ + \left[\frac{\delta T_W}{(T_W - T_\infty)}\right]^2 + \left[\frac{\delta T_\infty}{(T_W - T_\infty)}\right]^2 \end{cases}$$

Os valores das incertezas de cada grandeza são:

$$\delta I = \pm 0.1 \text{ A}$$
$$\delta V = \pm 0.1 \text{ V}$$
$$\delta d = \pm 0.1 \text{ mm}$$
$$\delta k/k = \pm 5\%$$
$$\delta L = \pm 0.5 \text{ mm}$$
$$\delta b = \pm 0.5 \text{ mm}$$
$$\delta T_W = \pm 0.2 \text{ °C}$$
$$\delta T_\infty = \pm 0.2 \text{ °C}$$

Com estes dados, calculou-se que a incerteza no Número de Nusselt local nos pontos medidos variava de 6 a 7%.

Apêndice II

Estimativa das Perdas de Calor por Condução na Placa Aquecedora

As perdas de calor por condução através da placa são estimadas neste Apêndice. Esta estimativa é utilizada na equação (7-4). As perdas por radiação foram consideradas desprezíveis.

As perdas de calor através do celeron, do isolamento e do acrílico foram calculadas utilizando-se um modelo de condução unidimensional. Assumiu-se que a placa de celeron de 5 mm de espessura, o bloco de estireno de 25.4 mm e a placa de acrílico de 18 mm estivessem submetidos à diferença de temperatura entre a superfície da folha de aço inoxidável e o ambiente. Desta forma,

$$q_{b} = \frac{\left(T_{S} - T_{amb}\right)}{\left[\frac{t_{C}}{k_{C}} + \frac{t_{S}}{k_{S}} + \frac{t_{A}}{k_{A}}\right]}$$

onde q_b é a perda de calor por unidade de área [W/m²]; t_c , t_s e t_A são, respectivamente, a espessura da placa de celeron, a espessura do bloco de estireno e a espessura da placa de acrílico [m]; k_c , k_s e k_A são a condutividade térmica do celeron, do estireno e do acrílico, respectivamente [W/mK].

As perdas por condução foram estimadas como sendo cerca de 7% do fluxo imposto à placa.