

Universidade Federal de Santa Catarina Departamento de Engenharia Mecânica



FUNDAMENTOS DA EBULIÇÃO

Júlio César Passos jpassos@emc.ufsc.br





Parte 1 A CURVA DE EBULIÇÃO



UES

Sumário





MOTIVAÇÃO (1)

Os processos de ebulição nucleada permitem transferir elevados fluxos de calor com baixas diferenças de temperatura (T_p-T_{sat}).

Aplicações

- Refrigeração e condicionamento de ar
- Aplicações que exijam evaporadores compactos
- Controle térmico em geral (ex. TGV, na França)
- Análise de segurança em reatores nucleares
- Ferramenta de apoio à inovação tecnológica



A ebulição possibilita elevados fluxos de calor com pequenos ΔT_e

MOTIVAÇÃO (3)

Demanda crescente do fluxo de calor a ser dissipado

Dados Históricos

LEIDENFROST (Alemanha - 1756)

registra as suas observações sobre o comportamento de uma gota d'água cuja vaporização é retardada devido a um "colchão de vapor", que a mantém "isolada" da chapa aquecida.

JAKOB e FRITZ (Alemanha - 1931)

realizam os primeiros estudos sobre o efeito da rugosidade sobre o coeficiente de transferência de calor

NUKIYAMA (Japão - 1934)

apresenta a curva de ebulição e infere a existência do regime de ebulição de transição.

A CURVA DE EBULIÇÃO

- AB Convecção natural
- B`D Ebulição nucleada
- EF Ebulição em película
- DE Regime de transição

DF - Crise de ebulição

VISUALIZAÇÃO (1)

Ebulição de Transição

Imagens extraídas do filme: "Les mécanismes de l'ébullition", com autorização do SFS-França

Regime de ebulição nucleada sobre disco de cobre

UFS

VISUALIZAÇÃO (3)

Imagens extraídas do filme: "Les mécanismes de l'ébullition", com autorização do SFS-França

UFSC

Efeito da aceleração da gravidade

g=9,8 m/s² Patm

in Snyder e Ghung (2001)

> μ**g** P_{atm}

in Snyder e Ghung (2001)

IES

APLICAÇÕES DA EBULIÇÃO CONFINADA

• Tubos de calor

- Termossifões bifásicos
 - coletores solares
 - fornos de cocção
- Evaporadores
 - indústria de refrigeração
- Trocadores de calor compactos com superfícies intensificadoras

Revisão Bibliográfica

Mecanismos da Ebulição Nucleada

Quatro diferentes modos de transferência de calor

Mecanismos primários para ebulição nucleada saturada e totalmente desenvolvida: transferência por calor latente e micro-convecção.

CURVA DE EBULIÇÃO OU DE NUKIYAMA

REGIMES DE EBULIÇÃO

Região CDEF - regime de ebulição nucleada:

Boiling

1) Bolhas isoladas (região CD);

2) Colunas e bolsões de vapor (região DE);

3) Grandes cogumelos de vapor (região EF).

Tentativa de representação dos regimes observados na ebulição nucleada.

CORRELAÇÕES EMPÍRICAS PARA A EBULIÇÃO NUCLEADA

Rohsenow (1952)

$$h = \mu_l h_{lv} \left(\frac{g(\rho_l - \rho_v)}{\sigma} \right)^{0.5} \left(\frac{c_{pl}}{C_{sf} h_{lv} \operatorname{Pr}_l^s} \right)^{\frac{1}{r}} \Delta T_e^2$$

 $C_{sf} = 0,0074$ para o n-Pentano/cobre

- = 0,0054 para o FC-72/cobre (Pioro, 1999)
- = 0,0013 para a Água e o Cobre

Rohsenow considera o movimento causado pelo crescimento e partida das bolhas similar ao mecanismo de transferência de calor no transporte convectivo, onde Reynolds é calculado em função da velocidade ascensional e do diâmetro da bolha de vapor.

Stephan e Abdelsalam (1980) $(k)(ad)^{0.745}(a)^{0.581}$

$$h_{sa} = 207 \left(\frac{k_l}{d_b}\right) \left(\frac{qd_b}{k_l T_{sat}}\right)^{0,745} \left(\frac{\rho_l}{\rho_v}\right)^{0,581} \operatorname{Pr}_l^{0,533} R_p^{0,133}$$

onde Pr_1 , R_p e d_b representam o número de Prandtl do líquido, a rugosidade da superfície (μm) e o diâmetro da bolha dado por:

$$d_b = 0,0149\theta \left(\frac{2\sigma}{g(\rho_l - \rho_v)}\right)^{0.5}$$

Cooper (1984)

Boiling

 $|\langle \rangle|$

UFS

$$h_{cooper} = 55 p_r^{b} (-0,4343 \ln p_r)^{-0,55} M^{-0,5} q^{0,67}$$

 $b = 0,12 - 0,08686 \ln (R_p), pr é a pressão reduzida e M o peso$ molecular do fluido.

FLUXO DE CALOR CRÍTICO

Fluxo de Calor Crítico (*CHF*) ⇒ é o limite de operação em ebulição nucleada. Quando atingido ocorre a transição da ebulição nucleada para a ebulição em película.

Modelo de instabilidade hidrodinâmica (Zuber, 1958) ⇒ a crise de ebulição resulta da interação de:

instabilidades de Taylor ⇒ na interface vapor-líquido, normal ao vetor aceleração da gravidade;

 ii) instabilidades de Helmholtz ⇒ na interface vapor-líquido de uma coluna de vapor vertical que serve de via de escape.

$$q_{máx,Z} = 0,131 \rho_v^{0,5} h_{lv} [\sigma g (\rho_l - \rho_v)]^{\frac{1}{4}}$$

FLUXO DE CALOR CRÍTICO

O MODELO DE ZUBER PARA A CRISE DE EBULIÇÃO

Colocação do problema

- ebulição em piscina ou em banho
- placa plana horizontal infinita
- superfície aquecida voltada para cima
- liquido à T_{sat}

O MODELO DE ZUBER PARA A CRISE DE EBULIÇÃO (2)

Postulado

Para a ebulição em "piscina" sobre placa plana, o fluxo de calor crítico resulta de instabilidades hidrodinâmicas de Taylor e de Helmholtz

O MODELO DE ZUBER PARA A CRISE DE EBULIÇÃO (2)

q

idéia chave

Colunas de vapor formadas por uma sucessão de bolhas, próximo do fluxo de calor crítico Interação entre as instabilidades de

Taylor e de Helmholtz

APARATO EXPERIMENTAL

BANCADA DE EBULIÇÃO CONFINADA

Esquema

Fotografia da bancada

Vista explodida da seção de teste.

Conjunto confinador.

Disco de cobre com os três termopares soldados.

Fotografia da resistência elétrica.

Vista explodida da segunda seção de teste.

Montagem da segunda seção de teste.

BANCADA PARA ESTUDO DA EBULIÇÃO CONFINADA

RESULTADOS EXPERIMENTAIS

LEPTEN/BOILING - UFSC

EFEITO DO CONFINAMENTO

FC-72, em função de *s*, para superfície aquecida voltada para baixo (Cardoso, 2005).

EFEITO DO CONFINAMENTO

s = 13mmTp = 66,15°C

FC-72

 $20 kW/m^2$

s = 0,1mmTp = 88,57°C

s = 13mm

 $Tp = 68,38^{\circ}C$

$30 kW/m^2$

EBULIÇÃO NÃO CONFINADA

 $T_p = 53,98^{\circ}C$ $q = 40kW/m^2$ $T_p = 56,33^{\circ}C$ <u>q = 100kW/m²</u>

Ebulição do n-Pentano, à $T_{sat} = 35,8^{\circ}C e p = 1 bar$

Curva parcial de ebulição para n-Pentano, à pressão de 1bar e temperatura de saturação.

VISUALIZAÇÃO DA EBULIÇÃO (1)

0

s=0,5 mm s=0,2 mm

s=1 mm s=13 mm $T_w = 63,1\%$ em fuñção 40 e q" para $T_w = 65,9$ °C

s=0,2 mm T_w=75,5°C

s=0,5 mm s=13 mm s=1 mm T_w=68,1°C T_w=69,3 T_w=69,7°C in Passos et al. (2005) ETFS, Elsevier, Vol. 30, pp. 1-7.

VISUALIZAÇÃO DA EBULIÇÃO (1)

Efeito do aumento do fluxo de calor, s=0,2 mm

Boiling

Ś

T_w=61,0°C; $q = 7 kW/m^2$

T_w=61,2°C; q= 10kW/m²

T_w=61,7°C; $q = 12 kW/m^2$

T_w=62,3°C; q= 15kW/m²

T_w=68,5°C; q= 35kW/m²

T_w=65,9°C; q= 30kW/m²

T_w=64,3°C; q= 20kW/m² q= 25kW/m²

EFEITO DO FLUXO DE CALOR, s=13

q= 20kW/m²

Boiling

T_w=65,9°C

T_w=65,9°C

T_w=65,8°C

q= 30kW/m²

 $q = 40 kW/m^2$

T_w=67,4°C

T_w=69,7°C

T_w=67,6°C

T_w=69,6°C

T_w=67,7°C

T_w=69,8°C

Visualisação (4)

c]=30kW/m², ຣ=0,5 mm

T_w=66,1°C

T_w=66,2°C

T_w=66,2°C

VISUALIZAÇÃO DA EBULIÇÃO (1)

q=20 kW/m²

Boiling

s=0,2 mm T_w=63,1°C

s= 1 mm T_w=65,5°C

q=40 kW/m²

T_w=68,1°C

T_w=64,4°C

in Passos et al. (2005) ETFS, Elsevier, Vol. 30, pp. 1-7.

VISUALIZAÇÃO DA EBULIÇÃO (2)

Efeito do confinamento q=20 kW/m²

s=0,2 mm T_w=63,2°C

s=13 mm T_w=65,8°C

Para fluxos de calor moderados, ocorre a intensificação do processo de transferência de calor.

in Passos et al. (2005) ETFS, Elsevier, Vol. 30, pp. 1-7.

VISUALIZAÇÃO (3)

q=180kW/m² (Fluido de trabalho n-Pentano)

 Passos, J.C., Hirata, F.R., Possamai, L.F.B., Balsamo, M. and Misale, M., 2004, "Confined Boiling of FC72 and FC87 on a Downward Facing Heating Copper Disk", Int. Journal of Heat and Fluid Flow, Elsevier, Vol. 25, pp.313–319.

 Passos, J.C., Possamai, L.F.B., Hirata, F.R., 2005, "Confined and Unconfined FC72 and FC87 Boiling on a Downward-Facing Disc", Applied Thermal Engineering, Elsevier, Vol. 25, pp. 2543-2554.

 Passos, J.C., Silva, E.L., Possamai, L.F.B., 2005, "Visualization of FC72 Confined Nucleate Boiling", Experimental Thermal and Fluid Science, Elsevier, Vol. 30, pp. 1–7. Boiling

EBULIÇÃO EM CONVECÇÃO FORÇADA

A- Ebulição Nucleada

B- Ebulição em Película

Ebulição em convecção forçada p= 1,5 bar; ∆t_e=24,7°C G=218 kg/m²s

q=121 kW/m² (=41 % q_{crít}) Câmera rápida: 1000 quadros/s

Imagens extraídas de Passos (1989, 1990)

www.boiling2009.com.br

7ª Conferência Internacional sobre Transferência de Calor por Ebulição

Florianópolis, 3-7 de Maio de 2009.

ORGANIZAÇÃO DE CONFERÊNCIAS

www.ebecem.com.br

1ª Encontro Brasileiro sobre Ebulição, Condensação e Escoamento Multifásico

Florianópolis, 23-29 de Abril de 2003.