# Расчёт коэффициента теплоотдачи прямого канала прямоугольного сечения

А.С. Губкин

Июль, 2024 г.

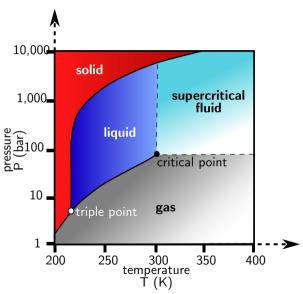
### Задача

Определить коэффициент теплоотдачи  $\alpha$  прямого канала длиной l=400 мм прямоугольного сечения ширины w=15 мм и высоты h=8 мм с толщиной стенки  $\delta=1$  мм при протекании через него диоксида углерода. Скорость и температура газа на входе в канал соответственно  $u_{inlet}=20$  м/с,  $T_{inlet}=423.15$  К. Давление на выходе из канала  $p_{outlet}=4$  МПа. Канал обменевается энергией с внешней средой при температуре  $T_{ext}=723.15$  К с коэффициентом теплоотдачи  $\alpha_{ext}=1000$  Вт/м $^2$ К.

# Фазовая диаграмма $CO_2$

Из фазовой диаграммы диоксида углерода видно, что при данном режиме фазовые переходы отсутствуют. Течение будет происходить в газовой фазе.

Параметры критической точки:  $p_c = 7.3773~{\rm M}$  Па,  $T_c = 304.128~{\rm K},$   $V_c = 0.09412~{\rm m}^3/{\rm кмоль}.$ 



#### Уравнение состояния

Будем использовать уравнение Пенга - Робинсона (англ. Peng–Robinson, 1976)

$$\rho = \frac{p}{Z(p,T)\bar{R}T}$$

$$Z^{3} - (1 - B)Z^{2} + (A - 2B - 3B^{2})Z - (AB - B^{2} - B^{3}) = 0$$

$$A = \frac{\alpha ap}{R^{2}T^{2}}, B = \frac{bp}{RT}$$

$$a = \Omega_{a}\frac{R^{2}T_{c}^{2}}{p_{c}}, \Omega_{a} = \frac{8 + 40\eta_{c}}{49 - 37\eta_{c}}b = \Omega_{b}\frac{RT_{c}}{p_{c}}, \Omega_{b} = \frac{\eta_{c}}{3 + \eta_{c}}$$

$$\eta_{c} = \left(1 + \left(4 - \sqrt{8}\right)^{\frac{1}{3}} + \left(4 + \sqrt{8}\right)^{\frac{1}{3}}\right)^{-1}$$

$$\alpha = \left(1 + \kappa\left(1 - \sqrt{T_{r}}\right)\right)^{2}, T_{r} = \frac{T}{T_{c}}$$

 $\kappa = 0.37464 + 1.54226\omega - 0.26992\omega^2$ 

# Оценка числа Рейнольдса и величины подслоя

$$Re = \frac{u_0 d}{\nu} = \frac{20\sqrt{0.008^2 + 0.015^2}}{1.5 \cdot 10^{-5}} \approx 22666$$

$$\delta = \delta_T \approx \frac{0.37x}{Re_x^{\frac{1}{5}}} = \frac{0.37x}{\left(\frac{u_0 x}{\nu}\right)^{\frac{1}{5}}} \bigg|_{x=l} = \frac{0.37x}{\left(\frac{20 \cdot 0.4}{1.5 \cdot 10^{-5}}\right)^{\frac{1}{5}}} = \approx 0.011$$

### Математическая модель

$$\begin{split} \frac{\partial \rho}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \rho \mathbf{u} &= 0 \\ \frac{\partial \rho \mathbf{u}}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \rho \mathbf{u} \otimes \mathbf{u} &= -\boldsymbol{\nabla} p + \boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{\tau} \\ \frac{\partial \rho E}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \rho \mathbf{u} E + \boldsymbol{\nabla} \cdot \mathbf{u} p &= -\boldsymbol{\nabla} \cdot \mathbf{q} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \boldsymbol{\tau} \cdot \mathbf{u} \\ \boldsymbol{\tau} &= \mu_{eff} \left[ \boldsymbol{\nabla} \mathbf{u} + (\boldsymbol{\nabla} \mathbf{u})^T - \frac{2}{3} (\boldsymbol{\nabla} \cdot \mathbf{u}) \mathbf{I} \right], \ \mu_{eff} &= \mu + \mu_t \end{split} \right] \\ \frac{\partial \rho_s c_s T}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \lambda_s \boldsymbol{\nabla} T &= 0 \quad \mathbf{x} \in \Omega_{Solid} \end{split}$$

$$\mu = \frac{A_s \sqrt{T}}{1 + \frac{T_s}{T}}$$

$$\lambda = \mu c_v \left( 1.32 + 1.77 \frac{R}{c_v} \right)$$

$$A_s = 1.67212 \cdot 10^{-6}, \ T_s = 170.6$$

$$c_p = ((((a_4 T + a_3)T + a_2)T + a_1)T + a_0) + c_{p,eos}$$

```
Tlow 0;

Thigh 5000;

Tcommon 1000;

highCpCoeffs (3.85746 0.00441437 -2.21481e-06 5.2349e-10 -4.72084e-14 -48759.2 2.27164);

lowCpCoeffs (2.35677 0.0089846 -7.12356e-06 2.45919e-09 -1.437e-13 -48372.0 9.90105);
```

thermodynamics

## Модель турбулентности

$$\begin{split} \frac{\partial \rho k}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \rho k \mathbf{u} &= \boldsymbol{\nabla} \cdot \left[ \left( \mu + \frac{\mu_t}{\sigma_k} \right) \boldsymbol{\nabla} k \right] + 2\mu_t \mathbf{S} : \mathbf{S} - \rho \varepsilon \\ \frac{\partial \rho \varepsilon}{\partial t} + \boldsymbol{\nabla} \cdot \rho \varepsilon \mathbf{u} &= \boldsymbol{\nabla} \cdot \left[ \left( \mu + \frac{\mu_t}{\sigma_{\varepsilon}} \right) \boldsymbol{\nabla} \varepsilon \right] + C_{1\varepsilon} \frac{\varepsilon}{k} 2\mu_t \mathbf{S} : \mathbf{S} - C_{2\varepsilon} \rho \frac{\varepsilon^2}{k} \\ \mu_t &= \rho C_{\mu} \frac{k^2}{\varepsilon} \end{split}$$

 $C_{1\varepsilon} = 1.44, \ C_{2\varepsilon} = 1.92, \ C_{11} = 0.09, \ \sigma_{12} = 1.0, \ \sigma_{13} = 1.3$ 

# Граничные условия

$$\mathbf{u} = 0$$

$$\nabla p = 0$$

$$\mathbf{v} = 0$$

$$\mathbf{v} = 0$$

$$p = p_1$$

$$\mathbf{v} = 0$$

$$p = p_2$$

$$\mathbf{x} \in \partial \Omega_{in}$$

$$\mathbf{v} = 0$$

$$p = p_2$$