Моделирование фильтра циклон

Дмитрий Богданов

СПБГПУ

15 мая 2012 г.

Содержание

🚺 Постановка задачи

Определяющие уравнения

Верификация модели турбулентности

Геометрия фильтра

Таблица 1: Геометрия фильтра

Диаметр цилиндра, <i>D</i>	0.205 <i>m</i>
Диаметр выходной трубы, $D_{ m e}$	0.5 <i>D</i>
Высота входного канала, а	0.5 <i>D</i>
Ширина входного канала, <i>b</i>	0.2 <i>D</i>
Длина выходной трубы, h_e	0.75 <i>D</i>
полная высота фильтра, Н	4.0 <i>D</i>
Высота цилиндра, <i>h</i>	1.5 <i>D</i>
Диаметр нижнего сечения фильтра, В	0.36D

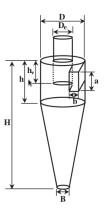


Рис. 1: Схема фильтра

Уравнения движения

Уравнение неразрывности:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla(\rho \vec{V}) = 0, \tag{1}$$

Уравнение баланса импульса:

$$\frac{\partial \rho \vec{\mathbf{V}}}{\partial t} + \nabla (\rho \vec{\mathbf{V}} \vec{\mathbf{V}}) = -\nabla \rho + (\mu + \mu_t) \nabla^2 \vec{\mathbf{V}} + \rho \vec{\mathbf{S}_V}, \tag{2}$$

Уравнение баланса энергии:

$$\frac{\partial \rho h}{\partial t} + \nabla (\rho \vec{V} h) = \frac{\partial \rho}{\partial t} + (\alpha + \alpha_t) \nabla^2 h + \rho S_h, \quad \text{rge } \alpha_t = \mu_t / Pr_t, \tag{3}$$

Уравнение состояния:

$$\rho = \rho RT \tag{4}$$

Модель турбулентности

Уравнение переноса кинетической энергии:

$$\frac{\partial \rho k}{\partial t} + \nabla(\rho \vec{V} k) = P_k f_{rot} + \beta^* \rho k \omega + \nabla[(\mu + \mu_t) \nabla k], \tag{5}$$

Уравнение переноса удельной скорости диссипации:

$$\frac{\partial \rho_{\omega}}{\partial t} + \nabla(\rho \vec{\mathbf{V}}\omega) = \alpha \frac{\rho P_{k}}{\mu_{t}} f_{rot} - D_{\omega} + C d_{\omega} + \nabla[(\mu + \mu_{t})\nabla\omega], \tag{6}$$

Поправка на кривизну линий тока:

$$f_{r1}(r^*, \tilde{r}) = 2r^* \left(\frac{1 + C_{r1}}{1 + r^*}\right) \left[1 - C_{r3} \arctan\left(C_{r2}\tilde{r}\right)\right] - C_{r1},$$

$$\tilde{r} = 2\Omega_{ik}S_{kj}\frac{DS_{ij}}{Dt}\frac{1}{\Omega D^3}, \quad D^2 = \max(S^2, 0.09\omega^2),$$

$$S^2 = 2S_{ij}S_{ij}, \quad \Omega^2 = 2\Omega_{ij}\Omega_{ij}, \quad r^* = S/\Omega,$$

$$C_{r1} = 1, \quad C_{r2} = 2, \quad C_{r3} = 1, \quad f_{rot} = \max[\min(f_{r1}, 1.25), 0]$$

$$(7)$$

Модель частиц

6 / 7

Течение в трубе

Таблица 2: Параметры задачи о течении в трубе

Диаметр входного сечения, D _{in}	0.1[m]
Диаметр выходного сечения, Dout	0.22[m]
Длина трубы, <i>L</i>	0.55m
Массовый расход через входное течение трубы, Q_{in}	0.08[kg/s]
Кинетическая энергия турбулентности на входе, k_{in}	$0.00375[m^2/s^2]$
Удельная скорость диссипации на входе, ω_{in}	2.6[s ⁻¹]
Угловая скорость вращения на входе, w _{in}	8000[rad / min]
Давление на выходном сечении, pout	101325[Pa]
Температура во входном сечении, T_{in}	300[K]
Температура стенок, $T_{\mathbf{W}}$,	300[K]

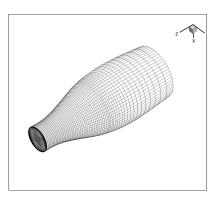


Рис. 2: Сетка для задачи о течении в трубе