С.Н. Харламов, С.И. Сильвестров, В.Ю. Ким

Томский государственный университет, Россия

ЧИСЛЕННОЕ МОДЕЛИРОВАНИЕ ТУРБУЛЕНТНОГО ТЕПЛООБМЕНА В КРУГЛЫХ ТРУБАХ ПРИ НАЛИЧИИ УЧАСТКОВ ПРЯМОТОЧНОГО И ЗАКРУЧЕННОГО ДВИЖЕНИЯ ГАЗА

АННОТАЦИЯ

В данной работе представлены результаты расчета турбулентного теплообмена во внутренних системах с участком прямоточного и закрученного движения рабочей среды (жидкости, газа) по двухпараметрическим тепловой и динамической моделям турбулентности, включающим транспортные уравнения для характерных временных масштабов пульсаций скорости и температуры. Исследуются возможности моделей в предсказании пристеночных процессов сложного сдвигового неизотермического течения в широком диапазоне изменений чисел Рейнольдса, Россби. Имеется удовлетворительное согласование расчетных и опытных данных осреднённых и пульсационных параметров. Анализируются механизмы перестройки структуры потока в энергетических системах.

1. ВВЕДЕНИЕ

В описании течений в конкретных технических устройствах, основным конструктивным элементом которых является труба, канал с завихрителем, вращающаяся секция и т.д., возникают серьезные сложности, вызванные анизотропией течения и теплообмена в пристеночной части. В настоящее время расчёт подобных течений осуществляют в рамках моментного подхода по двухпараметрическим тепловым и динамическим моделям турбулентности типа $(k-\varepsilon)$, $(\theta'^2 - \varepsilon_{\theta})$. В таких условиях приходится решать серьезные проблемы высокой вычислительной жёсткости моделей турбулентности из-за отсутствия естественных граничных условий на стенке для ε и ε_θ. Относительно простыми в этом отношении представляются "гибкие" модели [1,2]: динамическая – Г.С. Глушко, Д. Уилкокса, С. Зиермана; тепловые – К. Кима, У. Нагано.

В настоящей работе, следуя идеям С. Спезиала, апробируется дифференциальная модель турбулентности с уравнениями для временных масштабов пульсаций динамического и скалярного полей: $\tau = \frac{k}{\varepsilon}$ и $\tau_{\theta} = \frac{\overline{\theta'^2}}{\varepsilon_{\theta}}$ соответственно в предсказании

развивающихся прямоточных и затухающих по длине вращающихся неизотермических течений в трубах. Так как возможности таких моделей почти не исследованы, в работе поставлены цели:

1) определить достоинства динамических и тепловых баз моделей $(k - L, k - \tau, \theta'^2 - \tau_{\theta})$ в расчете сложных сдвиговых течений;

2) проанализировать изменения структуры течения вращающегося потока;

3) исследовать пристеночные эффекты, механизмы стабилизации процессов переноса тепла, импульса в прямоточных и закрученных внутренних течениях;

4) оценить эффективность численного алгоритма и модели в сравнении с серией известных двухпараметрических моделей типа ($k - \varepsilon$).

2. МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ

2.1. Общая система определяющих уравнений

четырехпараметрической (K-L- $\theta'^2 - \tau_{\theta}$) модели

Общая система уравнений, описывающая течение и теплообмен в отсутствие действия внешних сил, объёмных источников тепла при течении в трубах, включает осреднённые уравнение Навье-Стокса, энергии, неразрывности и в тензорной форме имеет вид [3]:

$$\frac{\partial U_i}{\partial x_i} = 0; \tag{1}$$

$$U_{j} \frac{\partial U_{i}}{\partial x_{j}} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial}{\partial x_{j}} \left[\mu \left(\frac{\partial U_{i}}{\partial x_{j}} + \frac{\partial U_{j}}{\partial x_{i}} \right) - \rho \overline{u_{i} u_{j}} \right];$$
⁽²⁾

$$\rho C_p U_j \frac{\partial \Theta}{\partial x_j} = \frac{\partial}{\partial x_j} \left[\lambda \frac{\partial \Theta}{\partial x_j} \right] - \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\rho C_p \overline{u'_j \theta'} \right). \quad (3)$$

В записи системы (1)-(3) обозначения общепринятые. Черта над знаком функции означает осреднение по Рейнольдсу. Для замыкания системы привлекаются следующие соотношения к определению турбулентных потоков импульса $\left(-\rho u_{i}^{'} u_{j}^{'} \right)$ и тепла

 $\left(-\rho C_p \overline{u'_j \theta'}\right).$

2.2. Модель турбулентности

Динамическая часть модели включает версии Г.С. Глушко (k - L) и С. Спезиала – А.Ф. Курбацкого ($k - \tau$) с уравнениями вида (тензорная форма) [1,4]:

$$\frac{Dk}{Dt} = \frac{\partial}{\partial x_j} \left[\left(v + \frac{v_t}{\sigma_k} \right) \frac{\partial k}{\partial x_j} \right] + P - C_d \frac{k^{\frac{2}{2}}}{L}; \quad (4)$$

3

$$\rho U_{j} \frac{\partial L}{\partial x_{j}} = \frac{\partial}{\partial x_{j}} \left[\left(\mu + b_{1} \mu_{t} \right) \frac{\partial L}{\partial x_{j}} \right] - b_{2} \frac{L}{k} P + Bb_{3} \rho \sqrt{k} \left(1 - \frac{L^{2}}{(R - r)^{2}} \right);$$

$$P = -\overline{u_{i}} \frac{\partial U_{i}}{\partial x_{j}}.$$
(5)

Расчеты по (*k*-*L*) модели позволили установить следующие значения констант [1]:

$$b_{1} = 0.35; b_{2} = 0.125; b_{3} = 0.29; B = b_{4} + \frac{b_{5}}{\operatorname{Re}_{t}};$$

$$b_{4} = 0.3; b_{5} = 1.75; C_{d} = 0.23.$$

$$(k - \tau):$$

$$\frac{Dk}{Dt} = \tau_{ij} \frac{\partial U_{i}}{\partial x_{j}} - \frac{k}{\tau} + \frac{\partial}{\partial x_{i}} \left[\left(\nu + \frac{\nu_{t}}{\sigma_{k}} \right) \frac{\partial k}{\partial x_{i}} \right].$$
(6)

Для определения входящего в (6) динамического времени масштаба турбулентности т используем уравнение переноса:

$$\frac{D\tau}{Dt} = (1 - C_{\varepsilon 1}) \frac{\tau}{k} \tau_{ij} \frac{\partial U_i}{\partial x_j} + (C_{\varepsilon 2} f_2 - 1) +
+ \frac{2}{k} \left(\nu + \frac{\nu_t}{\sigma_{\tau 1}} \right) \frac{\partial k}{\partial x_i} \frac{\partial \tau}{\partial x_i} -
- \frac{2}{\tau} \left(\nu + \frac{\nu_t}{\sigma_{\tau 2}} \right) \frac{\partial \tau}{\partial x_i} \frac{\partial \tau}{\partial x_i} + \frac{\partial}{\partial x_i} \left[\left(\nu + \frac{\nu_t}{\sigma_{\tau 2}} \right) \frac{\partial \tau}{\partial x_i} \right],$$
(7)

где

$$-\rho \overline{u_i' u_j'} = \tau_{ij} = \mu_t \dot{S}_{ij} - \frac{2}{3} k \delta_{ij};$$

$$\nu_t = C_\mu f_\mu k \tau;$$

$$f_\mu = \left(1 + \frac{3.45}{\sqrt{\text{Re}_t}}\right) \tanh(y^+ / 70)$$

- демпфирующая пристеночная функция. Здесь и далее:

$$\begin{split} C_{\mu} &= 0.09, C_{\varepsilon 1} = 1.44, \sigma_{\tau 1} = \sigma_{\tau 2} = \sigma_k = 1.36, C_{d1} = 2.0, \\ C_{d2} &= 0.83, C_{\varepsilon 2} = 1.83, C_{d3} = 1.7, C_{d4} = C_{\varepsilon 1} = 1.44, \\ \sigma_{\tau \theta 1} &= \sigma_{\tau \theta 2} = \sigma_{\theta^{'2}}^{-} \cong 0.94. \end{split}$$

Тепловая часть модели турбулентности имеет вид:

$$\frac{D\tau_{\theta}}{Dt} = 2\left(1 - C_{d3}\frac{\tau_{\theta}}{\tau}\right)\frac{P_{\theta}}{\theta'^{2}}\tau_{\theta} + \frac{1}{2}\left(f_{\theta l}C_{d1} - 2\right) - \\
-C_{d4}\tau_{\theta}\frac{P}{k} + f_{\theta l}C_{d2}\frac{\tau_{\theta}}{\tau} + \frac{2}{\theta'^{2}}\left(\alpha + \frac{v_{t}}{\sigma_{\tau\theta l}}\right)\frac{\partial\overline{\theta'^{2}}}{\partial x_{i}}\frac{\partial\tau_{\theta}}{\partial x_{i}} \quad (8) \\
-\frac{2}{\tau_{\theta}}\left(\alpha + \frac{v_{t}}{\sigma_{\tau\theta 2}}\right)\frac{\partial\tau_{\theta}}{\partial x_{i}}\frac{\partial\tau_{\theta}}{\partial x_{i}} + \frac{\partial}{\partial x_{i}}\left[\left(\alpha + \frac{v_{t}}{\sigma_{\tau\theta 2}}\right)\frac{\partial\tau_{\theta}}{\partial x_{i}}\right]; \\
\frac{D\overline{\theta'^{2}}}{Dt} + 2\overline{u_{i}'\theta'}\frac{\partial\Theta}{\partial x_{i}} = \frac{\partial}{\partial x_{i}}\left(\alpha\frac{\partial\overline{\theta'^{2}}}{\partial x_{i}}\right) + \\
+ \frac{\partial}{\partial x_{i}}\left(\frac{v_{t}}{\sigma_{\overline{\theta'^{2}}}}\frac{\partial\overline{\theta'^{2}}}{\partial x_{i}}\right) - \frac{\overline{\theta'^{2}}}{\tau}.$$

3. МЕТОД РЕШЕНИЯ

Численные решения строятся с привлечением неявных конечно-разностных схем, схем расщепления по физическому пространству и пространственным переменным с последующим применением метода прогонки. Расчёт поля давления осуществляется по методу Л.М. Симуни, который обобщается на случай переменного по радиусу продольного

градиента давления $\frac{\partial P}{\partial x}$ [4]:

$$U^{i,j} = Ws^j + Zs^j \Pi^{i,j}$$

где

$$\Pi^{i,j} = \left[\frac{\partial P}{\partial x}\right]^{i,j}.$$
(10)

Расчётная область покрывается неравномерной сеткой, сгущающейся у стенки по логарифмическому закону. Тестирование алгоритма проведено на данных Лауфера, Веске, Стурова и др. Отдельные результаты расчёта пульсационных полей даны на рис. 1.2.



Рис. 1. Радиальные распределения безразмерного масштаба времени турбулентных пульсаций поля скорости в зависимости от продольной координаты x/D. Здесь 1 - x/D = 3; 2 - 8; 3 - 40; 4 - 160 (Re = $4.25 \cdot 10^5$)



Рис.2. Радиальные профили безразмерного характерного масштаба времени турбулентных пульсаций температуры в различных сечениях по длине канала. Здесь линии 1-x/D = 9; 2-12; 3-24; 4-160 (Re = $3.25 \cdot 10^4$)

Видно, что профили τ, τ_{θ} достаточно консервативны к возмущениям со стенки, как и интегральный масштаб L. Они быстрее устанавливаются в низкорейнольдсовой части течения, что может служить важным свойством $\left(k - \tau - \overline{\theta'}^2 - \tau_{\theta}\right)$ модели,

используемой в качестве базы в многопараметрической модели для компонент тензора напряжений Рейнольдса и турбулентных потоков скаляра (тепла и массы).

ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Алгоритм расчета по (k-L) и $(k-\tau)$ моделям существенно превосходит по экономичности модели типа $(k-\varepsilon)$. Расчет закрученного течения и перестройка поля скорости в прямоточное показывает важность взаимодействия механизмов диффузии и конвекции. Такие течения существенно анизотропны и, как показывает (k-L) модель, в области до 30-40 диаметров модель вполне адекватна реальному процессу, что подтверждают опытные данные.

СПИСОК ОБОЗНАЧЕНИЙ

- Θ средняя по Рейнольдсу температура, К;
- $\theta^{'2}$ пульсационная составляющая температуры, К;
- k кинетическая энергия турбулентности, ${\rm m}^2/{\rm c}^2$;
- *P* слагаемое, описывающее порождение в уравнении для *k*,*L*;

- L масштаб турбулентности, м;
- ε скорость диссипации k, M^2/c^3 ;

$$L = C_d \frac{k^2}{\epsilon}$$
 - соотношение, связывающее L и k;

 τ - динамический временной масштаб турбулентности, с; τ_{θ} -временной масштаб турбулентного скалярного поля, с:

U_j - *j*-я компонента скорости, осредненная по Рейнольдсу, м/с;

R - r - расстояние от стенки круглой трубы, м; μ_t - турбулентная вязкость;

$$v = \frac{\mu}{\rho}$$
 - кинематическая вязкость, м²/с;

$$\rho$$
 – плотность, кг/м³;

$$\operatorname{Re}_{t} = \frac{k^{2}}{\varepsilon v}$$
 - турбулентное число Рейнольдса;

 $-\rho u_i u_j = \tau_{ij}$ - тензор рейнольдсовых напряжений;

$$P_{\theta} = -2u'_{j}\theta' \frac{\partial \Theta}{\partial x_{j}}$$
 - порождение средним градиентом скаля

pa;

$$f_{\theta 1} = \left[1 - \exp\left(-y^{+} / A_{\theta 1}\right)\right]^{2}$$
- демпфирующая функция, где
 $A_{01} = 5.8$ — постоянная:

$$y^+ = \frac{yu_*}{y}$$
 - безразмерная координата;

и* - динамическая скорость, м/с;

 α - коэффициент температуропроводности, м²/с;

Ws^j, *Zs^j* - вспомогательные функции, применяющиеся в методе Л.М. Симуни;

$$b_1; b_2; b_3; B; b_4; b_5; C_{\mu}; C_{\epsilon 1}; \sigma_{\tau 1}; \sigma_k; C_{d 1}; C_{d 2}; C_{\epsilon 2};$$

 $C_{d3}; C_{d4}; \sigma_{\tau\theta 1}; \sigma_{\tau\theta 2}; \sigma_{\overline{\theta'}^2}$ – константы модели;

і, ј - порядковый номер орта системы координат.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- 1. Математические модели течения и теплообмена во внутренних задачах динамики вязкого газа / А.М. Бубенчиков, Л.В. Комаровский, С.Н. Харламов. Томск: Изд-во ТГУ, 1993. С.182.
- 2. Курбацкий А.Ф. Уравнение переноса для масштаба времени турбулентного скалярного поля// ТВТ. 1999. Т.37. № 4. С. 589-594.
- 3. Лойцянский Л.Г. Механика жидкости и газа. М.: Наука, 1987. 840 с.
- 4. Бубенчиков А.М., Клевцова А.В., Харламов С.Н. Закрученный поток проводящей жидкости в узких трубах при наличии магнитного поля// ММ. 2004. Т. 16. № 3. С. 109–122.