## УДК 533.6

# *С.В. ЕРШОВ*, д-р техн. наук; проф. ИПМаш НАНУ, г. Харьков *А.И. ДЕРЕВЯНКО*, аспирант ИПМаш НАНУ, г. Харьков

### НИЗКОРЕЙНОЛЬДСОВАЯ МОДЕЛЬ ТУРБУЛЕНТНОСТИ С ОГРАНИЧИТЕЛЕМ ПРОИЗВОДСТВА КИНЕТИЧЕСКОЙ ЭНЕРГИИ

Розглянуто низькорейнольдсову модель турбулентності з обмежувачем генерування кінетичної енергії. Метод моделювання ламінарно-турбулентного переходу реалізовано в пакеті прикладних програм *FlowER-Y* на основі двопараметричної  $k-\omega$  *SST* моделі Ментера. Виконано розрахунки, результати яких порівнюються з експериментальними даними з бази даних *ERCOFTAC* щодо течії газу вздовж плоскої пластини. Показано, що низькорейнольдсова модифікація двопараметричної моделі  $k-\omega$  *SST* дозволяє описувати перехідну течію.

The Low–Reynolds turbulence model with the kinetic energy production limiter is considered. The laminarturbulent transition method is implemented in the solver *FlowER-Y* on the base of the  $k-\omega$  *SST* model. The results of the calculations were compared with experimental data from *ERCOFTAC* database for gas flow along a flat plate. It is shown that the low-Reynolds modification of the  $k-\omega$  *SST* model allows an approximate simulation of a transitional flow.

#### Введение

Последние достижения вычислительной газовой динамики (*CFD* – Computational Fluid Dynamics) позволили качественно и количественно точно рассчитывать широкий круг течений в турбомашинах. Тем не менее, до сих пор существуют течения, не поддающиеся моделированию. И если пару десятилетий назад основной проблемой *CFD* была недостаточная точность численных методов, то сегодня согласно Уилкоксу [1] главным фактором, сдерживающим дальнейшее развитие *CFD*, является неадекватность современных моделей турбулентности.

Как известно, большинство реальных течений в турбинах низкого давления являются переходными, т.е. в них происходит переход от ламинарной к турбулентной форме движения [2]. Тем не менее, при моделировании течений в турбинных решетках в большей части работ данное явление не рассматривается. В то же время локальные максимумы пристеночного трения, температуры стенки и теплопередачи часто оказываются около конца зоны ламинарно-турбулентного перехода [3], а так как переходная область может быть достаточно большой по сравнению с длиной хорды лопатки, то правильное моделирование перехода при проектировании турбинных решеток оказывается важным. Пренебрежение ламинарно-турбулентным переходом и обратным процессом, называемым реламинаризацией, может приводить к большим погрешностям в определении потерь, коэффициента трения, интенсивности теплообмена.

В настоящей работе рассматривается низкорейнольдсовая *k*- $\omega$  *SST* модель турбулентности [4, 5], а также ее модификация, позволяющая улучшить результаты расчетов. Приводятся данные численного моделирование эксперимента по течению газа вдоль плоской пластины.

#### Построение модели

Моделирование осредненного турбулентного течения в рамках уравнений *RANS* (Reynolds Averaged Navier–Stokes – осредненные по Рейнольдсу уравнения Навье– Стокса) стало общепринятой практикой двух последних десятилетий. За это время удалось с помощью данного подхода решить многие задачи, которые ранее были неразрешимы. Распространенным подходом описания ламинарно-турбулентного перехода в рамках уравнений *RANS* является использование низкорейнольдсовой модели Уилкокса [2]. Этот метод не требует внесения значительных изменений в исходную, высокорейнольдсовую, модель и не нуждается в дополнительных эмпирических константах и соотношениях. Запишем общий вид модифицированной низкорейнольдсовой *k*—ω *SST* модели турбулентной вязкости:

$$\frac{\partial \rho k}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} \left[ \rho u_j k - (\mu + \sigma_k \mu_t) \frac{\partial k}{\partial x_j} \right] = \alpha_{\text{PTM}} P_k - \beta^* \rho \omega k ;$$
  
$$\frac{\partial \rho \omega}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} \left[ \rho u_j \omega - (\mu + \sigma_\omega \mu_t) \frac{\partial \omega}{\partial x_j} \right] = \frac{\alpha \rho}{\mu_t} P_k - \beta \rho \omega^2 + (1 - F_1) \rho \sigma_{\omega 2} \frac{1}{\omega} \frac{\partial k}{\partial x_j} \frac{\partial \omega}{\partial x_j} ;$$

где  $\rho$  – плотность, k – кинетическая энергия турбулентности (КЭТ),  $\omega$  – удельная скорость диссипации,  $\mu$  – молекулярная вязкость,  $P_k = \tau_{iij}S_{ij}$  – производство КЭТ,  $\tau_{iij}$  – тензор рейнольдсовых напряжений,  $S_{ij}$  – тензор скоростей деформаций среднего течения. Переключающие функции  $F_1$ ,  $F_2$  позволяют переходить от уравнений k– $\omega$  у стенки к k– $\varepsilon$  во внешнем потоке:

$$F_{1} = \max(\operatorname{th}(arg_{1}^{4}); \exp(-(\operatorname{R}_{y}/120)^{8}));$$
  

$$arg_{1} = \min\left(\max\left(\frac{\sqrt{k}}{\beta^{*}\omega y}; \frac{500\mu}{\rho\omega y^{2}}\right); \frac{4\rho\sigma_{\omega 2}k}{CD_{k\omega}y^{2}}\right);$$
  

$$CD_{k\omega} = \max\left(2\rho\sigma_{\omega 2}\frac{1}{\omega}\frac{\partial k}{\partial x_{j}}\frac{\partial \omega}{\partial x_{j}}; 10^{-20}\right);$$
  

$$\mu_{t} = \min\left(\alpha^{*}\frac{\rho k}{\omega}; \frac{0,31\rho k}{SF_{2}}\right);$$
  

$$S = \sqrt{2S_{ij}S_{ij}}; \quad F_{2} = \operatorname{th}(arg_{2});$$
  

$$arg_{2} = \min\left(2\frac{\sqrt{k}}{\beta^{*}\omega y}; \frac{500\mu}{\rho\omega y^{2}}\right),$$

где *y* – расстояние до ближайшей стенки,  $R_y = \rho y \sqrt{k}/\mu$  – турбулентное число Рейнолдса, вычисленное по расстоянию до стенки и величине КЭТ.

Используется два набора констант, которые объединяются переключающей функцией  $F_1$ :  $\phi = F_1 \phi_1 + (1 - F_1) \phi_2$ . При этом набор  $\phi_1$  связан с  $k-\omega$  моделью и содержит скорректированные выражения для моделирования перехода:

$$\sigma_{k1} = 0.85; \qquad \beta_1^* = 0.09 \frac{5/18 + (R_t/8)^4}{1 + (R_t/8)^4}; \qquad \alpha_1^* = \frac{1/40 + R_t/6}{1 + R_t/6};$$

$$\sigma_{\omega 1} = 0.5;$$
  $\beta_1 = 0.075;$   $\alpha_1 = \frac{5}{9} \frac{1/10 + R_1/2.7}{1 + R_1/2.7},$ 

где  $R_t = \frac{\rho k}{\mu \omega}$  – турбулентное число Рейнольдса, представляющее собой отношение

коэффициентов турбулентной и молекулярной вязкости.

Константы  $\phi_2$ , соответствующие уравнениям *k*- $\varepsilon$  имеют вид:

$$\sigma_{k2} = 1,0;$$
  $\beta_2^* = 0,09;$   $\alpha_2^* = 1;$   
 $\sigma_{\omega 2} = 0,856;$   $\beta_2 = 0,0828;$   $\alpha_2 = 0,4403.$ 

В уравнении КЭТ содержится множитель  $\alpha_{PTM}$  (Production Term Modifier – ограничитель производства турбулентности), который уменьшает производство КЭТ в ламинарной части пограничного слоя. В турбулентной области для правильного вычисления параметров потока данный множитель должен равняться единице. Вид модификатора  $\alpha_{PTM}$  взят из источника [6]:

$$\alpha_{\rm PTM} = 1 - 0.94 P_{tm} ({\rm Re}_{\rm v}) F_3 \operatorname{th}((y^+/17)^2);$$
  
$$F_3 = e^{-({\rm R}_t/c_a)^2} [1 - P({\rm R}_t) + 1/2P({\rm R}_t)],$$

где  $\operatorname{Re}_{v} = \rho y^{2} S/\mu$  – турбулентное число Рейнольдса, рассчитанное по расстоянию от стенки и величине тензора скоростей деформации,  $c_{a}$  – константа, функции  $P(\operatorname{R}_{t}), P_{tm}(\operatorname{Re}_{v})$  приведены в [6]. Преимуществом указанного метода является то, что при формулировке множителя  $\alpha_{PTM}$  используются только локально вычисляемые величины. Использование интегральных величин, таких как толщина потери импульса, влечет за собой увеличение счетного времени и потерю общности для сложных течений. Множитель th( $(y^{+}/17)^{2}$ ) введен для отключения ограничителя в турбулентной области и вычисляется с помощью безразмерного расстояния до стенки:

$$y^{+} = \frac{y\sqrt{\tau_w/\rho_w}}{\mu/\rho},$$

где  $\tau_w$  и  $\rho_w$  – параметры течения, вычисленные у стенки.

Оригинальная низкорейнольдсовая модель  $k-\omega$  SST может быть получена из представленной, если приравнять множитель  $\alpha_{\text{PTM}}$  единице. Для перехода к стандартной высокорейнольдсовой модели  $k-\omega$  SST модели, нужно также переопределить следующие константы:

$$\beta_1^* = 0,09; \quad \alpha_1^* = 1; \quad \alpha_1 = 0,553.$$

#### Тестирование моделей, выводы

Тестирование предложенного подхода проводилось на основе серии экспериментов, результаты которых доступны в базе данных *ERCOFTAC* [7]. Эксперименты представляют собой течение газа вдоль плоской пластины. Измерения проводились при различных значениях степени турбулентности и скорости основного потока.

Параметры тестов ERCOFTAC		
Тест	Скорость основного потока, м/с	Степень турбулентности, %
T3A	5,4	3,0
T3B	9,4	6,0
Τ3Δ_	10.8	0.0

Указанные эксперименты отличаются по положению зоны ламинарнотурбулентного перехода. Условия подобраны таким образом, чтобы в тесте ТЗВ переход возникал у входной кромки, в ТЗА – примерно посередине пластины, в то время как для теста ТЗА- ламинарное течение сохранялось практически по всей длине. В результате экспериментальных замеров получены профили скорости в различных точках, а также величина пристеночного трения вдоль пластины.

Для численного моделирования в настоящей работе использовалась расчетная сетка следующего размера: вдоль пластины 120 ячеек, 80 – перпендикулярно ее плоскости (общее количество 9600). Безразмерное расстояние до центра ближайшей к стенке ячейки  $y^+$  приблизительно равно 4, а количество ячеек в пограничном слое около 40.

На рис. 1-3 изображены графики распределения коэффициента трения с<sub>f</sub> вдоль

пластины (в направлении роста числа Рейнольдса  $\text{Re} = \frac{\rho x U_0}{\mu}$ , где x – расстояние от

входной кромки до рассматриваемой точки,  $U_0$  – скорость основного потока). На всех рисунках приняты следующие обозначения для модификаций k– $\omega$  SST модели: HR – высокорейнольдсовая, LR – низкорейнольдсовая, РТМ – низкорейнольдсовая с ограничителем  $\alpha_{\rm PTM}$ . Обозначение LAM использовалось для результатов расчета ламинарного течения, а точками показаны результаты экспериментов.

Видно, что переход к турбулентному пограничному слою при расчете по высокорейнольдсовой модели  $k-\omega$  SST навязывается в начале пластины для всех тестов. Низкорейнольдсовая модель позволяет приближенно рассчитать положение перехода, но имеет ряд недостатков: в полностью турбулентном пограничном слое степень турбулизации оказывается существенно ниже, и величина пристеночного трения является недооцененной. Кроме того, в случае теста ТЗА- получить переходное течение с помощью данной модели не удалось. При использовании  $\alpha_{\rm PTM}$  модификатора результаты расчетов оказываются ближе к экпериментальным данным: величина пристеночного трения в ламинарной области вычисляется точнее, а применение переключателя  $F_3$  th( $(y^+/17)^2$ ) позволяет лучше рассчитать  $c_f$  в турбулентной области. Корректируя значения константы  $c_a$  при вычислении функции  $F_3$  можно регулировать положение точки начала перехода. Для тестов ТЗА и ТЗА- данная константа принималась равной 4,45, для теста ТЗВ – 4,0. В работе [6] рекомендуется значение

Таблица

константы  $c_a = 3$  для произвольного течения. В этом случае численное решение остается качественно правильным, но расхождения результатов расчета и эксперимента несколько выше.



Список литературы: 1. *Wilcox D.C.* Turbulence Modeling for *CFD*. Second Edition. Palm Drive: DCW Industries, 2004. – 540 р. 2. *Suzen Y.B.* Modeling of Flow Transition Using an Intermittency Transport Equation / Y.B. Suzen, P.G. Huang // J. Fluids Eng. – 2000. – 122, № 2. – P. 273-284. 3. *Singer B.A.* Modeling the Transition Region – NASA Contractor Report. – 1993. – 88 р. 4. *Wilcox D.C.* Simulation of Transition with a Two-Equation Turbulence Model // AIAA J. – 1994. – 32, № 2. – P. 247-255. 5. *Menter F.R.* Two-Equation Eddy-Viscosity Turbulence Models for Engineering Applications // AIAA J. – 1994. – 32, № 8. – P. 1598–1605. 6. *Denissen N.A.* Implementation and Validation of a Laminar-to-Turbulent Transition Model in the Wind-US Code / N.A. Denissen, D.A. Yorden, N.J. Georgiadis // NASA TM № 215451. – 2008. – 36 р. 7. ERCOFTAC Classic Collection database, http://cfd.mace.manchester.ac.uk/ercoftac/database/cases/case20/Case data/.

© Ершов С.В., Деревянко А.И., 2010 Поступила в редколлегию 12.02.10