

Турбулентные течения

Понятие турбулентности:

Турбулентность – хаотические пульсации физических величин в пространстве и во времени.

Природа возникновения турбулентности.

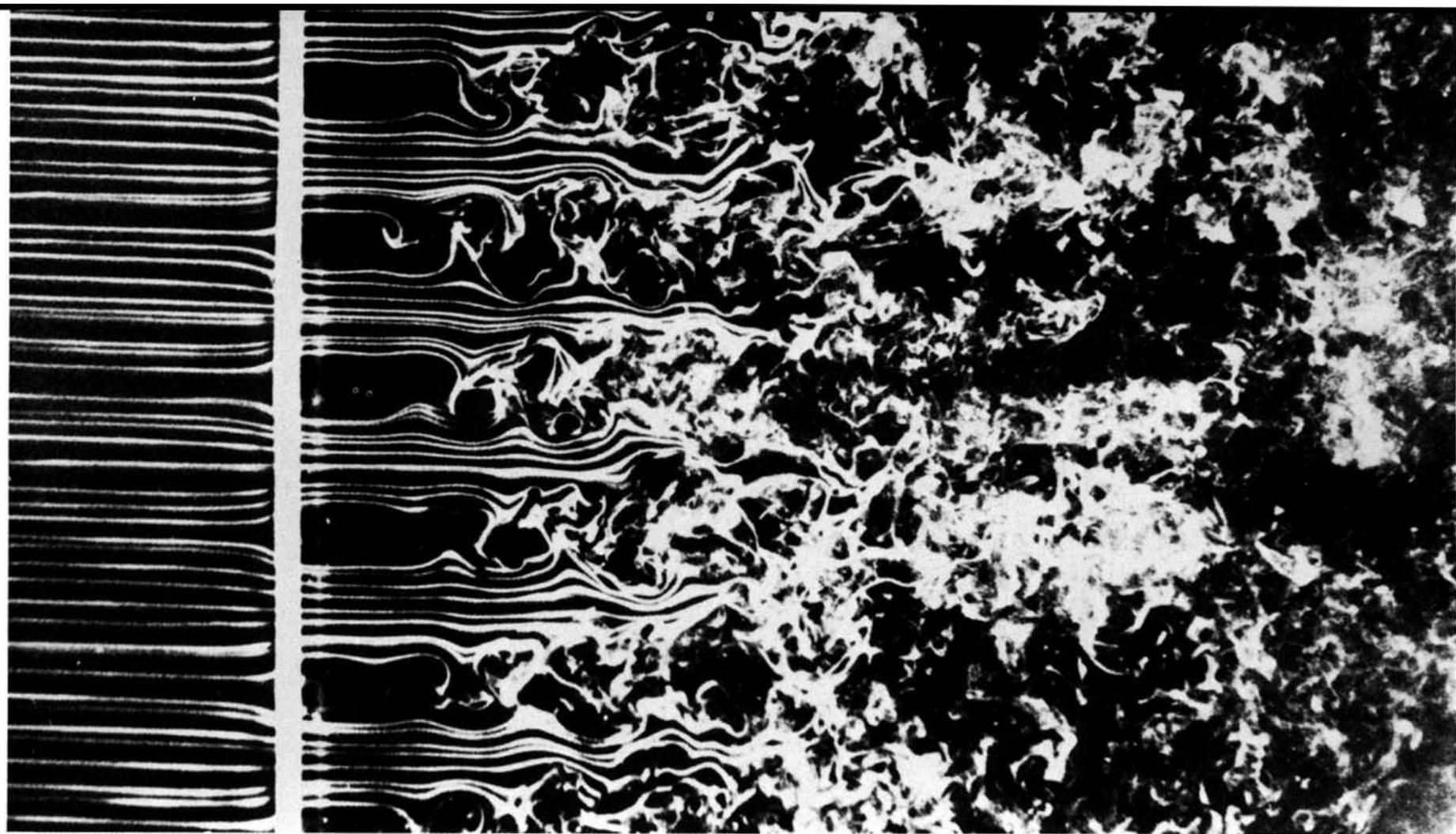
С физической точки зрения, причиной возникновения турбулентности является неустойчивость того или иного рода, возникающая в рассматриваемом течении (например, след за цилиндром или тепловая неустойчивость).

С математической точки зрения появление турбулентности (как решения уравнений Навье-Стокса), как правило, обусловлено доминированием дестабилизирующих конвективных членов над стабилизирующими вязкими членами в уравнении баланса импульса. В результате этого, уравнения Навье-Стокса, описывающие течения жидкости и газа, теряют устойчивость. При этом происходит лавинообразное накопление возмущений определенного вида.



55. Мгновенная картина потока при обтекании шара при $Re = 15\,000$. Подкраска обнаруживает ламинарный пограничный слой, отрывающийся перед экватором, причем этот слой остается ла-

минарным на длине, почти равной радиусу. Затем слой становится неустойчивым и быстро превращается в турбулентный. Фото ONERA. [Werlé, 1980]



152. Порождение турбулентности решеткой. Дымовые проволочки демонстрируют прохождение однородного ламинарного потока через пластинку толщиной $1/16$ дюйма с квадратными перфорациями размером $3/4$ дюйма. Число Рейнольдса, рас-

считанное по однодюймовому размеру ячейки решетки, равно 1500. Неустойчивость сдвиговых слоев приводит к развитию турбулентности вниз по потоку. Фото Thomas Corke, Hassan Nagib

Методы расчета турбулентных

течений

- ❖ Прямое численное моделирование (*DNS - Direct Numerical Simulation*).
- ❖ Метод моделирования крупных вихрей (*LES - Large Eddy Simulation*)
- ❖ Применение уравнений Рейнольдса, замкнутых при помощи моделей турбулентности (*RANS - Reynolds-averaged Navier–Stokes*).
- ❖ Гибридные подходы.
Метод моделирования отсоединенных вихрей. (*DES - Detached Eddy Simulation*)

Конспект курса лекций “Модели турбулентности” 2010 года.

https://cfd.spbstu.ru/agarbaruk/doc/Lecture_turbulence_models.pdf

Курс лекций «Динамика вязкой жидкости и турбулентность»
(http://cfd.spbstu.ru/agarbaruk/lecture/dyn_of_visc_fluid_and_turb)

Санкт-Петербургский государственный политехнический университет
Институт прикладной математики и механики
Кафедра гидроаэродинамики

Прямое численное моделирование

Суть **(DNS)** подхода состоит в непосредственном решении трехмерных нестационарных уравнений Навье-Стокса с использованием пространственных сеток и шагов интегрирования по времени, достаточных для разрешения всех существенных для рассматриваемого течения, в том числе, и коротковолновых пространственно-временных неоднородностей. Для численной реализации DNS необходимо использовать очень мелкие сетки, количество узлов которых должно резко увеличиваться с ростом числа Рейнольдса. Действительно, в рамках этого подхода необходимо разрешить наиболее мелкие вихри, имеющие характерный размер (так называемый колмогоровский масштаб) :

$$\eta_k = \left(\frac{\nu^3}{\varepsilon} \right)^{1/4}$$

ε – местная скорость диссипации на единицу массы

ν – кинематическая вязкость.

Зависимость количества узлов сетки в одном направлении от числа Рейнольдса можно оценить следующим образом.

$$N \sim \frac{L}{\eta_k} \sim \nu^{-3/4} \sim Re^{3/4}$$

Метод моделирования крупных вихрей

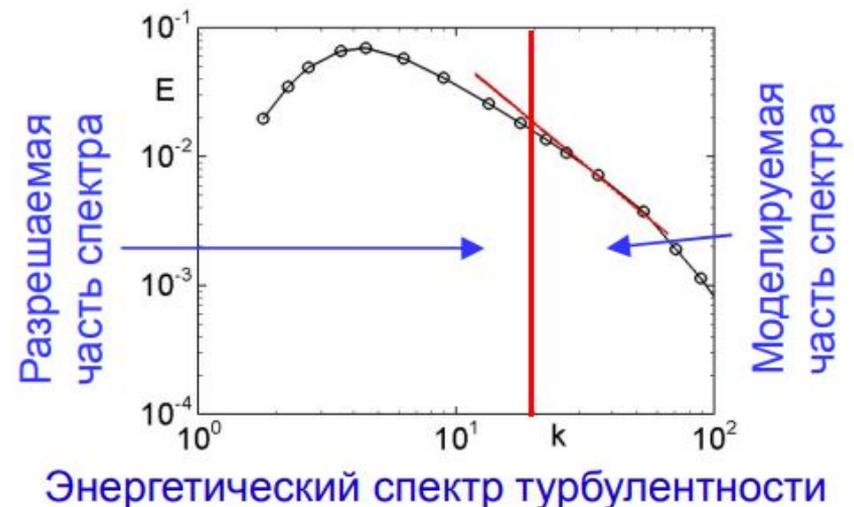
(LES) Подход LES сформировался в начале 80-х годов. Идея LES состоит в том, что в отличие от «глобального» осреднения уравнений Навье-Стокса производится их «фильтрация» только от коротковолновых (с длинами волн порядка и меньше размеров используемой расчетной сетки) турбулентных неоднородностей.

- **Процедура фильтрации:** разделение вихрей на «крупные» (больше некоторого размера Δ) и «мелкие»
- **Отфильтрованные уравнения:** построение такой системы уравнений, в рамках которой крупные вихри будут разрешаться точно
- **Подсеточная модель:** Описание «мелких» вихрей и их взаимодействия с крупными моделируется.

Крупные вихри получают энергию от осредненного потока. Структура крупных вихрей существенно зависит от рассматриваемого течения

Мелкие вихри получают энергию через каскадный перенос. Их структура существенно более универсальна.

Моделирование мелких вихрей гораздо более перспективно, чем моделирование крупных



Применение уравнений Рейнольдса, замкнутых

при помощи моделей турбулентности

Система уравнений Рейнольдса может быть получена путем осреднения по времени (RANS) нестационарных трехмерных уравнений Навье-Стокса.

При этом подразумевается, что временной интервал, по которому производится осреднение, намного больше характерных временных масштабов турбулентности, с одной стороны, и намного меньше характерного макро масштаба времени рассматриваемого течения, с другой. Эта система является незамкнутой, поскольку в нее входит неизвестный тензор так называемых рейнольдсовых напряжений

$$\tau_{ij}^T = \overline{\rho u'_i u'_j}$$

В силу симметричности этого тензора, неизвестными являются только шесть его компонент. Для замыкания системы уравнений Рейнольдса необходимо определить связь между тензором рейнольдсовых напряжений и параметрами осредненного течения. Эта связь называется модель турбулентности.

Гибридные подходы.

Метод моделирования отсоединенных вихрей.

В настоящее время разрабатываются гибридные межточечных подходов, сочетающих в себе те или иные элементы RANS, LES и DNS. Наиболее широкое распространение получили подходы, объединяющие RANS и LES.

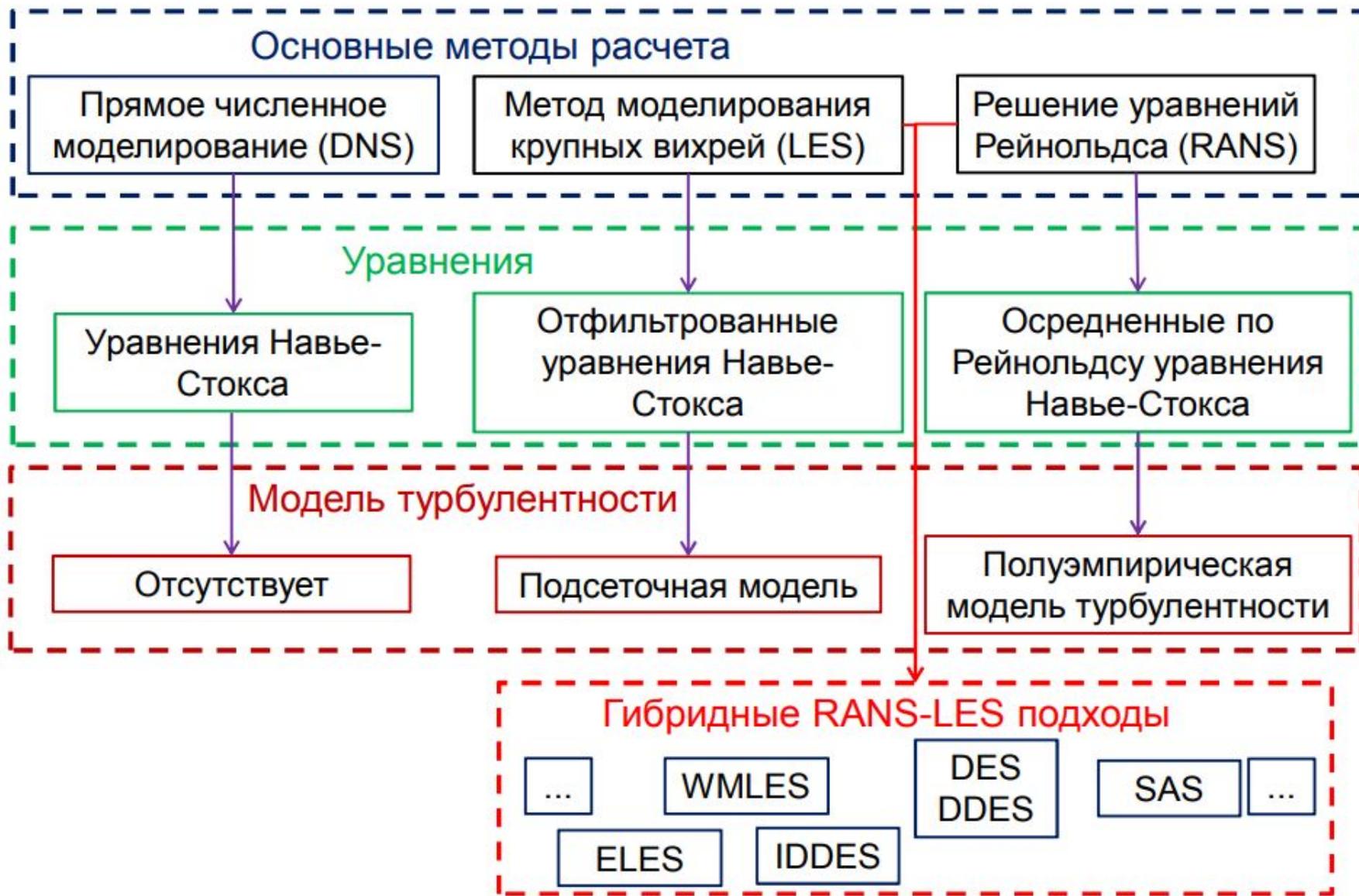
Идея метода DES ((Detached Eddy Simulation) очень проста и состоит в использовании уравнений Рейнольдса только в тех областях потока, где локальный размер используемой вычислительной сетки Δ недостаточен для разрешения турбулентных структур с линейными масштабами порядка l_{turb} (характерный локальный масштаб турбулентности) и в использовании метода LES в остальной области потока, где $\Delta < l_{turb}$.

Таким образом, гибридный характер метода DES вытекает непосредственно из его

формулировки:

- в области присоединенного пограничного слоя метод функционирует в режиме уравнений Рейнольдса,
- а в области отрыва ("отсоединенных» вихрей") – автоматически переходит в LES.

Методы расчета турбулентных течений



Вычислительные ресурсы и перспективы практического применения различных подходов к моделированию турбулентных течений

Метод	Необходимое число узлов сетки	Необходимое число шагов по времени	Готовность
2D нестационарные уравнения Рейнольдса	10^5	$10^{3.5}$	1980
3D стационарные уравнения Рейнольдса	10^7	10^3	1985
3D нестационарные уравнения Рейнольдса	10^7	$10^{3.5}$	1995
DES	10^8	10^4	2000
LES	$10^{11.5}$	$10^{6.7}$	2045
DNS	10^{16}	$10^{7.7}$	2080

Уравнения Навье-Стокса

- Уравнения Навье-Стокса справедливы при выполнении двух условий:
 - Среда должна быть сплошной
 - ✓ (число Кнудсена $Kn = l_f/L \ll 1$)
 - Выполняется обобщенный реологический закон Ньютона
 - ✓ $P_{ij} = 2\mu S_{ij} - p\delta_{ij}$
- В случае несжимаемой жидкости

$$\begin{cases} \frac{\partial u_i}{\partial x_i} = 0 \\ \rho \frac{\partial u_i}{\partial t} + \rho u_j \frac{\partial u_i}{\partial x_j} = -\frac{\partial p}{\partial x_i} + \frac{\partial t_{ij}}{\partial x_j} \end{cases} \quad \text{где} \quad t_{ij} = 2\mu S_{ij}, \quad S_{ij} = \frac{1}{2} \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right)$$

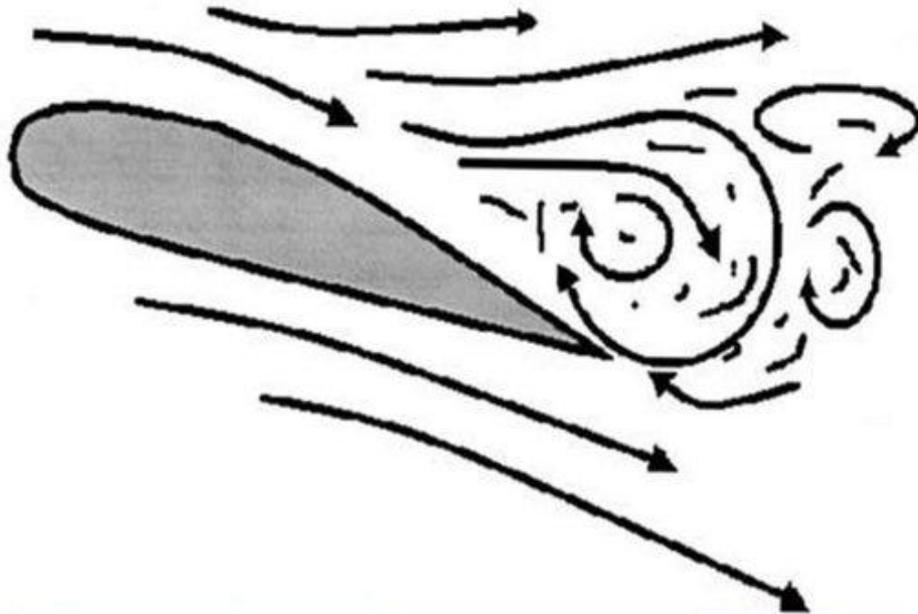
- Конвективные слагаемые можно записать в консервативной форме

$$u_j \frac{\partial u_i}{\partial x_j} = \frac{\partial (u_i u_j)}{\partial x_j} - u_i \frac{\partial u_j}{\partial x_j} = \frac{\partial (u_i u_j)}{\partial x_j}$$

- Вязкие слагаемые можно упростить

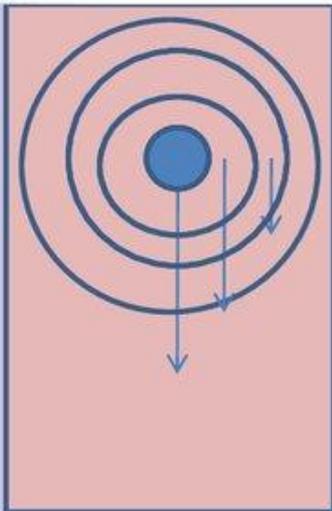
$$\frac{\partial t_{ji}}{\partial x_j} = \mu \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right) = \mu \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_j} \right) + \mu \frac{\partial}{\partial x_i} \left(\frac{\partial u_j}{\partial x_j} \right) = \mu \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_j} \right) = \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\mu \frac{\partial u_i}{\partial x_j} \right)$$

Понятие о вязкости. Реологический закон Ньютона.



Вязкость или внутреннее трение – процесс перераспределения импульса частицам системы, обусловленное механизмом столкновения.

Реологический закон Ньютона: касательные напряжения (трения) прямо пропорциональны поперечной к направлению потока производной его скорости (скорости сдвига).



$$F_w = -\eta \frac{\Delta V}{\Delta x} \Omega$$

$$\tau_y = -\eta \frac{dV}{dx}$$

$$\nu = \frac{\eta}{\rho}$$

Осредненные по Рейнольдсу уравнения Навье-Стокса (RANS)

- Использование процедуры осреднения по Рейнольдсу

$$\bar{a}(t) = \frac{1}{2T} \int_{t-T}^{t+T} a(\tau) \cdot d\tau$$

- Применение осреднения по Рейнольдсу к уравнениям Навье-Стокса приводит к получению уравнений Рейнольдса, которые не замкнуты
- Замыкание уравнений Рейнольдса (определение турбулентных напряжений $\tau_{ij}^T = -\rho \overline{u'_i u'_j}$) производится с помощью полуэмпирических моделей турбулентности

В RANS все турбулентные вихри моделируются

Уравнения Рейнольдса

- Уравнения Рейнольдса получаются в результате осреднения по Рейнольдсу уравнений Навье-Стокса

$$\begin{cases} \frac{\partial u_i}{\partial x_i} = 0 \\ \rho \frac{\partial u_i}{\partial t} + \rho u_j \frac{\partial u_i}{\partial x_j} = -\frac{\partial p}{\partial x_i} + \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\mu \frac{\partial u_i}{\partial x_j} - \rho \overline{u'_i u'_j} \right) \end{cases}$$

- Отличаются от уравнений Навье-Стокса только слагаемым

$$\frac{\partial}{\partial x_j} \overline{\rho u'_i u'_j}$$

- Эти уравнения не замкнуты.

- Для их замыкания необходимо определить тензор турбулентных (Рейнольдсовых) напряжений

$$\tau_{ij}^T = -\overline{\rho u'_i u'_j}$$

✓ Симметричный

– 6 независимых компонент

- След $\{\tau_{ij}^T\} = \{-\overline{\rho u'_i u'_j}\} = -\overline{\rho u'_i u'_i} = -2K_t$

Модели турбулентности

- Попытка замкнуть уравнения для рейнольдсовых напряжений на основе формализма Рейнольдса приводит к появлению еще большего числа неизвестных
 - Необходимо привлекать дополнительные соображения
 - ✓ Эмпирические закономерности
- Формулы для замыкания уравнений Рейнольдса (для определения $\tau_{ij}^T = -\rho \overline{u'_i u'_j}$) называются **полуэмпирические модели турбулентности**
 - Устанавливают связь между тензором Рейнольдсовых напряжений τ_{ij}^T и параметрами осредненного потока.
- В настоящее время разработаны сотни моделей турбулентности, но ни одна из них не является универсальной, т.е. подходящей для любых течений

Гипотеза Буссинеска

- Буссинеск (1877) предложил ввести дополнительную (турбулентную) вязкость
- Большинство моделей турбулентности используют обобщенную гипотезу Буссинеска

$$-\overline{u'_i u'_j} = \nu_T \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right) - \frac{2}{3} k \delta_{ij} = 2\nu_T S_{ij} - \frac{2}{3} k \delta_{ij}$$

- Линейная связь между тензором Рейнольдсовых напряжений и тензором скоростей деформаций
 - Аналог реологического закона Ньютона для молекулярной вязкости
- Достоинства
 - Использование гипотезы Буссинеска позволяет сократить количество определяемых в процессе моделирования переменных с 6 до 1.
 - Недостатки
 - В некоторых случаях гипотеза Буссинеска несправедлива и ее использование приводит к получению качественно неверного результата

В таких случаях необходимо использование моделей рейнольдсовых напряжений или нелинейных моделей

Турбулентная вязкость

- Величина ν_T в гипотезе Буссинеска $-\overline{u'_i u'_j} = 2\nu_T \cdot S_{ij} - \frac{2}{3}k\delta_{ij}$ называется турбулентной вязкостью
 - Не фундаментальная физическая величина, а лишь коэффициент пропорциональности
- Уравнения Рейнольдса с использованием гипотезы Буссинеска
$$\begin{cases} \frac{\partial u_i}{\partial x_i} = 0 \\ \rho \frac{\partial u_i}{\partial t} + \rho u_j \frac{\partial u_i}{\partial x_j} = -\frac{\partial \tilde{p}}{\partial x_i} + \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\rho(\nu + \nu_T) \frac{\partial u_i}{\partial x_j} \right) \end{cases}$$
- В них входит модифицированное давление $\tilde{p} = p + \frac{2}{3}\rho k$
 - В несжимаемой жидкости может влиять только около границ
 - В сжимаемом газе все сложнее...
- Турбулентное число Рейнольдса $Re_t = \frac{\nu_T}{\nu}$
 - Характеризует соотношение турбулентного и молекулярного переноса
 - ✓ Часто используется в моделях турбулентности

История развития моделей турбулентности

- До 1940 г. - введение основных понятий
 - Гипотеза Буссинеска (1877)
 - Осреднение по Рейнольдсу (1895)
 - Теория пути смешения Прандтля (1925)
 - Формула Кармана (1930)
 - Однородная изотропная турбулентность (Тейлор, 1935)
- 40е-50е гг. - создание математической базы и теоретических основ большинства моделей турбулентности.
 - Формула Колмогорова, первая модель $k-\omega$ (Колмогоров, 1942)
 - Первая модель Рейнольдсовых напряжений (Ротта, 1951)
 - Формула Клаузера (1956)
 - Демпфирующий множитель Ван-Дрифта (1956)

История развития моделей турбулентности

- 60-е годы – наше время. Использование моделей турбулентности для замыкания уравнений Рейнольдса
 - 60-е. Бурное развитие моделирования турбулентности, появление моделей различных типов
 - 70-е. Появление k - ε моделей, связанные с ними большие надежды, появление огромного количества модификаций
 - 80-е. Кризис в развитии полуэмпирических моделей турбулентности
 - 90-е. Практичный подход к созданию моделей. Появление лучших современных моделей турбулентности
 - 2000-е. Смещение интереса в сторону вихреразрешающих (в первую очередь гибридных) методов

Классификация моделей турбулентности

- Модели, использующие гипотезу Буссинеска (линейные модели, EVM). Обычно классифицируются по количеству дифференциальных уравнений переноса
 - Алгебраические модели
 - Модели с одним уравнением
 - ✓ модель Спаларта-Аллмареса SA
 - ✓ модель Секундова v_t -92
 - Модели с двумя уравнениями
 - ✓ Модели типа k - ϵ
 - ✓ Модели типа k - ω
 - Модель Ментера SST
 -
 - ✓ Модель Дурбина
- Модели рейнольдсовых напряжений (нелинейные модели)
 - Дифференциальные модели рейнольдсовых напряжений (DRSM)
 - Алгебраические модели рейнольдсовых напряжений (ARSM)
 - Явные алгебраические модели рейнольдсовых напряжений (EARSM)
 - ✓ Нелинейные модели (NLM)

В алгебраических моделях турбулентная вязкость определяется алгебраической формулой, содержащей параметры потока, расстояние до стенки и т.д.

В дифференциальных моделях для турбулентных характеристик (таких, как турбулентная вязкость, кинетическая энергия турбулентности и др.) записываются уравнения переноса.

Модели типа

Стандартная высокорейнольдсовая модель турбулентности **k-ε** Турбулентная

$$\nu_t = C_\mu \frac{k^2}{\varepsilon}$$

k – турбулентная кинетическая энергия

$$\frac{Dk}{Dt} = \nabla \cdot \left(\left(\mathbf{v} + \frac{\mathbf{v}_T}{\sigma_k} \right) \nabla k \right) + P_k - \varepsilon$$

$$\frac{D\varepsilon}{Dt} = \nabla \cdot \left(\left(\mathbf{v} + \frac{\mathbf{v}_T}{\sigma_\varepsilon} \right) \nabla \varepsilon \right) + C_1 \frac{\varepsilon}{k} P_k - C_2 \frac{\varepsilon^2}{k}$$

$$P_k = \nu_T S^2 = -\tau_{ij} \frac{\partial U_i}{\partial x_j}$$

Подбор констант был выполнен на основе струйных течений (и зависимости

$$C_2 = C_1 - \frac{\kappa^2}{\sigma_\varepsilon \sqrt{C_\mu}}).$$

$$\sigma_k = 1.0, \sigma_\varepsilon = 1.3, C_1 = 1.44, C_2 = 1.92, C_\mu = 0.09.$$

Однако все высокорейнольдсовые модели абсолютно непригодны для расчета пристенных течений, поскольку никак не учитывают влияние стенки на турбулентность. Существует два подхода к решению этой проблемы: использование пристенных функций или создание низкорейнольдсовых версий модели. Выбор подхода в значительной степени связан с используемой сеткой.

Модели типа

В низкорейнольдсовых моделях в уравнения вводятся дополнительные функции, отвечающих за влияние стенок на турбулентность (в некотором роде эти функции являются аналогом демпфирующей функции Ван-Дрифта). В общем случае большинство низкорейнольдсовых k - ε моделей могут быть записаны следующим образом

$$\frac{Dk}{Dt} = \nabla \cdot \left(\left(\mathbf{v} + \frac{\mathbf{v}_T}{\sigma_k} \right) \nabla k \right) + P_k - \varepsilon - f_k$$

$$\frac{D\varepsilon}{Dt} = \nabla \cdot \left(\left(\mathbf{v} + \frac{\mathbf{v}_T}{\sigma_\varepsilon} \right) \nabla \varepsilon \right) + C_1 \frac{\varepsilon}{k} P_k - C_2 f_2 \frac{\varepsilon^2}{k} - f_\varepsilon$$

$$\mathbf{v}_T = C_\mu f_\mu \frac{k^2}{\varepsilon}$$

Основное отличие низкорейнольдсовой версии от высокорейнольдсовой состоит в модификации диссипации. Легко показать, что около стенки $\varepsilon = \mathbf{v} \cdot \nabla \cdot (\nabla k) = \mathbf{v} \cdot \frac{\partial^2 k}{\partial y^2}$.

Однако постановка такого граничного условия не очень хороша с вычислительной точки зрения, поскольку приводит к существенной дополнительной нелинейности. Поэтому вводят специальную функцию f_k , которая удовлетворяет на стенке условию

$$f_k = \mathbf{v} \cdot \frac{\partial^2 k}{\partial y^2},$$

и постепенно падает до 0 при удалении от стенки.

Модели типа $k-\varepsilon$

Различаются по способу описания влияния пристенных эффектов

- Высокорейнольдсовые модели
 - «Стандартная» модель
 - RNG модель
 - Для учета влияния стенок используются пристенные функции
 - ✓ Основаны на законе стенки
 - **Достоинство:** возможно использование более грубых сеток
 - **Недостаток:** предписанный закон стенки
- Низкорейнольдсовые модели
 - Launder-Sharma
 - Chien
 - Для учета влияния стенок в модель вводятся специальные демпфирующие функции
 - ✓ Аналог демпфирующей функции Ван-Дрифта
 - **Недостаток:** получается жесткая система уравнений
- Модели типа $k-\varepsilon$
 - **Достоинство:** расчет свободных течений
 - **Недостаток:** неправильное предсказание точки отрыва



Модели типа $k-\varepsilon$ постепенно вытесняются более совершенными моделями

Модели типа k-ε

Требования к расчетной

сетке

В турбулентном пограничном слое непосредственно около стенки примерно до $y^+ = 5$ находится вязкий подслой. При использовании низкорейнольдсовых моделей турбулентности для правильного описания пограничного слоя первый от стенки узел сетки должен находиться в вязком подслое, а для точного описания коэффициента трения считается, что должно выполняться соотношение $y_1^+ \leq 1$ (3-4 узла в подслое). Кроме того, нельзя слишком резко увеличивать шаг сетки (отношение соседних шагов не должно превышать 1.3), поскольку это приводит с заметной потерей точности.

При использовании пристенных функций требования несколько другие. Так, для классических пристенных функций первая точка должна находиться на логарифмическом участке профиля скорости, что, как правило, приводит к требованию $30 \leq y_1^+ \leq 100 \div 1000$. В случае течений сложной геометрии такому требованию довольно трудно удовлетворить. Современные пристенные функции смягчают это требование, а предложенные Ментером автоматические пристенные функции переходят от пристенных функций к низкорейнольдсовым граничным условиям в зависимости от шага сетки.

Модели типа $k-\omega$

- Вместо ε используется для удельная диссипация ω ($\varepsilon = C_\mu k \omega$)
- Комбинацию уравнений для k и ω предложил Колмогоров (1942)
- Модели типа $k-\omega$ активно продвигались с 70х годов усилиями Wilcox'a
 - Оказалось, что эти модели способны к расчету пристенной турбулентности без введения специальных функций
 - ✓ Это выгодно отличает их от $k-\varepsilon$ моделей
 - Однако их характеризует чрезвычайно высокая чувствительность к граничным условиям во внешнем потоке. В зависимости от значения ω во внешнем потоке результат существенно меняется
 - ✓ Толщина плоских свободных сдвиговых течений в ~ 1.5 раза
 - ✓ Толщина осесимметричных свободных сдвиговых течений в ~ 5 раз
- Для преодоления чувствительности к граничным условиям в уравнении для ω должен присутствовать cross-diffusion term

$$\rho \frac{D\omega}{Dt} = \nabla \cdot ((\mu + \sigma_\omega \mu_T) \nabla \omega) + \alpha \frac{\omega}{k} P_k - \rho \beta \omega^2 + \sigma_d \frac{\rho}{\omega} (\nabla k) \cdot (\nabla \omega)$$

В настоящее время существуют десятки $k-\omega$ моделей, но наиболее успешной среди них является модель Ментера SST

Модель Ментера SST.

- Модели типа $k-\varepsilon$
 - Хорошо предсказывают свойства свободных сдвиговых течений
 - При расчете пристенных течений
 - ✓ Требуют специальных усилий
 - Пристенные функции
 - Низкорейнольдсовы поправки
 - ✓ Проблемы с положительным градиентом давления
- Модели типа $k-\omega$
 - Обеспечивают правильное описание пристенной турбулентности
 - Чувствительны к граничным условиям во внешнем потоке
- Модель SST - гибридная модель
 - В пристенной области используется $k-\omega$ модель
 - Во внешнем потоке используется $k-\varepsilon$ модель
 - Используется формула Брэдшоу в середине пограничного слоя
$$\overline{u'v'} = 0.31 \cdot k$$

В целом по качеству превосходит все другие модели турбулентности, но по вычислительной простоте и затратам уступает моделям с одним уравнением

Поправки к моделям турбулентности

- Все модели турбулентности являются полуэмпирическими
 - Они пригодны для расчета тех течений, на которые их настроили
- Если необходимо учитывать другие эффекты, в модели необходимо вводить соответствующие поправки
 - Эффекты кривизны линий тока и вращения потока
 - Эффекты сжимаемости
 - Нелинейные эффекты
 - Поправка на осесимметричность
 - Учет шероховатости стенок
- Каждая поправка состоит из критерия и поправочной функции
- Использование поправок имеет свои минусы
 - Поправки могут увеличивать вычислительные затраты и ухудшать сходимость
 - Вне пределов области своего применения поправки могут приводить к негативным эффектам
 - ✓ Например: поправка на сжимаемость к моделям с двумя уравнениями



Применение поправок оправдано только в случае необходимости

Резюме

- Недостатки подхода, основанного на решении уравнений Рейнольдса, привели к созданию огромного количества моделей турбулентности
- Все существующие модели неуниверсальны
- Поскольку решение уравнений Рейнольдса – основной инструмент решения инженерных задач, идет постоянная работа по развитию моделей турбулентности
- Тестирование моделей – важная задача. Она помогает ответить на вопрос «какая модель оптимальна для решения конкретной задачи»