

# Пределы детализации и формулировка уравнений, описывающих поведение сплошной среды.

Четверушкин Б.Н.

Институт прикладной математики им. М.В. Келдыша  
РАН

# Grand Challenge – Эксафлопсные вычисления

Рост производительности вычислительной  
техники – 1EXAFLOPS – 2018 г.

Системы производительностью в 1PFLOPS  
будут достаточно распространены к 2015 г.

Существует реальная потребность в  
высокопроизводительных вычислениях:  
нефтедобыча, экологически чистое горение,  
атомная и термоядерная энергетика,  
турбулентность, астрофизика

В настоящее время расчетов использующих более 100 TFLOPS на задачу мало.

Фактически существует 100 TFLOPS барьер.

Причина: необходимость использования для высокопроизводительных вычислений принципиально новых моделей, алгоритмов программного обеспечения.

Логически простые, но эффективные алгоритмы.

Решение средствами фундаментальной науки

«Физически» бесконечно малый объем содержит несколько десятков молекул.

В воздухе нормальной плотности, характерный размер этого объема  $l^* \sim 10^{-6} \text{ см}$

$$l_0 \ll l^* \ll l$$

$l_0$  – размер молекулы  $10^{-8} \text{ см}$ ,

$l$  – длина свободного пробега  $l^* \sim 10^{-4} \text{ см}$

Уравнение теплопроводности –

$$\frac{\partial T}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x} K \frac{\partial T}{\partial x} + I$$

парадокс мгновенного распространения тепла

Неявная схема – парадокс существует

$$\frac{T_i^{j+1} - T_i^j}{\Delta t} = K \frac{T_{i+1}^{j+1} - 2T_i^{j+1} + T_{i-1}^{j+1}}{\Delta x^2} + I$$

Явная схема – конечная скорость распространения

$$\frac{T_i^{j+1} - T_i^j}{\Delta t} = K \frac{T_{i+1}^j - 2T_i^j + T_{i-1}^j}{\Delta x^2} + I$$

Гиперболическая теплопроводность

$$\frac{\partial T}{\partial t} + \frac{\Delta t}{2} \frac{\partial^2 T}{\partial t^2} = \frac{\partial}{\partial x} K \frac{\partial T}{\partial x} + I$$

$$\Delta t \gtrsim \tau \quad \tau \sim 10^{-8} \text{ см}$$

$$\Delta t \leq \frac{\Delta x^2}{2K}, \quad \Delta t \sim \tau = \frac{l}{c}, \quad K \sim l \cdot c \quad \Delta x \gtrsim l$$

Кинетические схемы – квазигазодинамическая система  
1983 г.

$$\begin{array}{c}
 f(x, \zeta, t^{j+1}) \\
 \hline
 \hline
 f_0(x - \zeta\tau, \zeta, t^j)
 \end{array}
 \qquad
 t^{j+1} = t^j + \tau$$

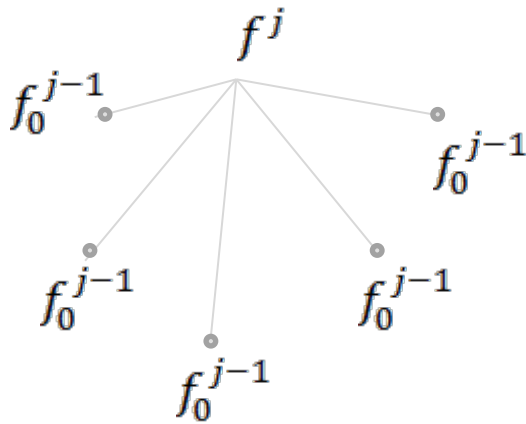
$$f(\bar{x}, \bar{\zeta}, t^{j+1}) = f_0(\bar{x} - \bar{\zeta}\tau, \bar{\zeta}, t^{j+1}) \qquad \frac{l}{L} \ll 1$$

$$f^{j+1} - f^j = -\tau \zeta_i \frac{\partial f_0}{\partial x_i} + \frac{\partial}{\partial x_i} \frac{\tau^2}{2} \zeta_i \zeta_k \frac{\partial f_0}{\partial x_k} \qquad \frac{|\zeta|\tau}{L} \ll 1$$

Умножим на сумматорные инварианты  $1, \bar{\zeta}, \zeta^2/2$   
и проинтегрируем по скоростям молекул

# Lattice Boltzmann схемы

БГК модель



$$\frac{df}{dt} = \nu(f_0 - f)$$

$$\rho = \sum f^j \Delta \zeta$$

$$\rho U = \sum f^j \zeta \Delta \zeta$$

Явные схемы.

В роли длины свободного пробега выступает  $h$

$$Re = \frac{\rho UL}{\mu}$$

$$\mu \sim l_c \cdot \rho$$

# Гиперболическая система - КГУ

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \tau \frac{\partial^2 \rho}{\partial t^2} + \frac{\partial \rho U}{\partial x} = \frac{\partial}{\partial x} \frac{\tau}{2} \frac{\partial}{\partial x} (\rho U^2 + P)$$

$$\frac{\partial \rho U}{\partial t} + \tau \frac{\partial^2 \rho U}{\partial t^2} + \frac{\partial}{\partial x} (\rho U^2 + P) = \frac{\partial}{\partial x} \frac{\tau}{2} \frac{\partial}{\partial x} (\rho U^3 + 3PU)$$

$$\frac{\partial E}{\partial t} + \tau \frac{\partial^2 E}{\partial t^2} + \frac{\partial}{\partial x} (U(E + P)) = \frac{\partial}{\partial x} \frac{\tau}{2} \frac{\partial}{\partial x} (U^2(E + 2P) + \frac{\partial}{\partial x} \frac{\tau}{2} \frac{\partial}{\partial x} \left[ \frac{P}{\rho} (E + P) \right])$$

$$\text{КГУ} = N - S + O(\text{Kn}^2)$$



$$\frac{\partial T}{\partial t} + \frac{\tau^*}{2} \frac{\partial^2 T}{\partial t^2} = \frac{\partial}{\partial x} K \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + I$$

$$\left[ \tau^* \frac{\partial^2 T}{\partial t^2} \right] \ll \left[ \frac{\partial T}{\partial t} \right]$$

$$\tau^* \sim h/c$$

$$\frac{T_i^{j+1} - T_i^{j-1}}{2\Delta t} + \frac{\tau^*}{2} \frac{T_i^{j+1} - 2T_i^j + T_i^{j-1}}{\Delta t^2} = K \frac{T_{i-1}^j - 2T_i^j + T_{i+1}^j}{\Delta x^2}$$

$$\frac{\tau}{2\Delta t^2} = \frac{K}{\Delta x^2} \quad - \text{Дюффордт Франкел} \quad \Delta t \sim h^{3/2}$$

$$\Delta t \sim h$$

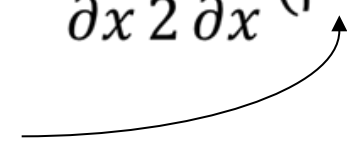
# Combustion Flows

$$\frac{\partial \rho_i}{\partial t} + \frac{\partial^2 \rho_i}{\partial t^2} + \frac{\partial \rho_i U}{\partial x} = \frac{\partial}{\partial x} \frac{\tau}{2} \frac{\partial}{\partial x} (\rho_i U^2 + P_i) \quad - \text{ self diffusion}$$

$$i = 1 \dots N - 1, \quad i - \text{ number of species}$$

$$\rho = \rho_i, \quad P = P_i$$

$$\frac{\partial}{\rho \partial t} + \frac{\partial^2}{\rho \partial t^2} + \frac{\partial \rho U}{\partial x} = \frac{\partial}{\partial x} \frac{\tau}{2} \frac{\partial}{\partial x} (\rho U^2 + P) \rightarrow O(\text{Kn}^2)$$

$$\frac{\partial \rho U}{\partial t} + \frac{\partial^2 \rho U}{\partial t^2} + \frac{\partial U^2 + P}{\partial x} = \frac{\partial}{\partial x} \frac{\tau}{2} \frac{\partial}{\partial x} (\rho U^3 + 3PU)$$


# Метод стабилизационных поправок

$$-U \frac{d\Phi}{dx} + K \frac{d^2\Phi}{dx^2} + Q = 0$$

Проинтегрируем это уравнение на отрезке  $x_b - x_a = h$  и воспользуемся разложением в ряду Тейлора

$$-U \frac{d\Phi}{dx} + K \frac{d^2\Phi}{dx^2} + Q + \frac{h}{2} \frac{d}{dx} U \frac{d\Phi}{dx} = 0$$

$$\tau^* = h/U \text{ - внутреннее время}$$

$$-U \frac{d\Phi}{dx} + K \frac{d^2\Phi}{dx^2} + Q + \frac{d}{dx} \frac{\tau^*}{2} \frac{d\Phi U^2}{dx} = 0$$

При наличии достаточных вычислительных ресурсов степень детализации (величина  $h$ ) определяется из реальных потребностей.

# Задачи фильтрации

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \operatorname{div} \rho \bar{U} = 0 \quad (1)$$

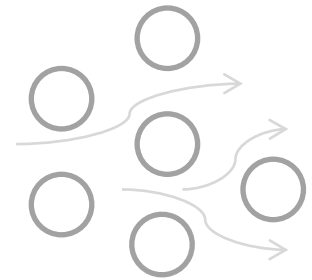
$$KU = -\operatorname{grad} P \quad (2)$$

$$\rho = \rho_0 [1 + \beta(P - \rho_0)] \quad (3)$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \tau^* \frac{\partial^2 \rho}{\partial t^2} + \operatorname{div} \rho U = \operatorname{div} \frac{\tilde{l}_c}{2} \operatorname{grad} \rho$$

$$KU = -\operatorname{grad} P$$

$$\rho = \rho_0 [1 + \beta(P - \rho_0)]$$



$\hat{l}$  - несколько  
десятков зерен  
породы

# Уравнение Больцмана

$$\frac{\partial f}{\partial t} + \zeta \frac{\partial f}{\partial x} = J(f, f')$$

$$\frac{f_i^{j+1} - f_i^j}{\Delta t} + \zeta \frac{f_{i+1}^j - f_{i-1}^j}{2\Delta x} = \frac{|\zeta|\Delta x}{2} \frac{f_{i+1}^j - 2f_i^j + f_{i-1}^j}{(\Delta x)^2} + J(f, f')$$

$$\frac{\partial f}{\partial t} + \tau^* \frac{\partial^2 f}{\partial t^2} + \zeta \frac{\partial f}{\partial x} = \frac{|\zeta|l^*}{2} \frac{\partial^2 f}{\partial x^2} + J(f, f')$$

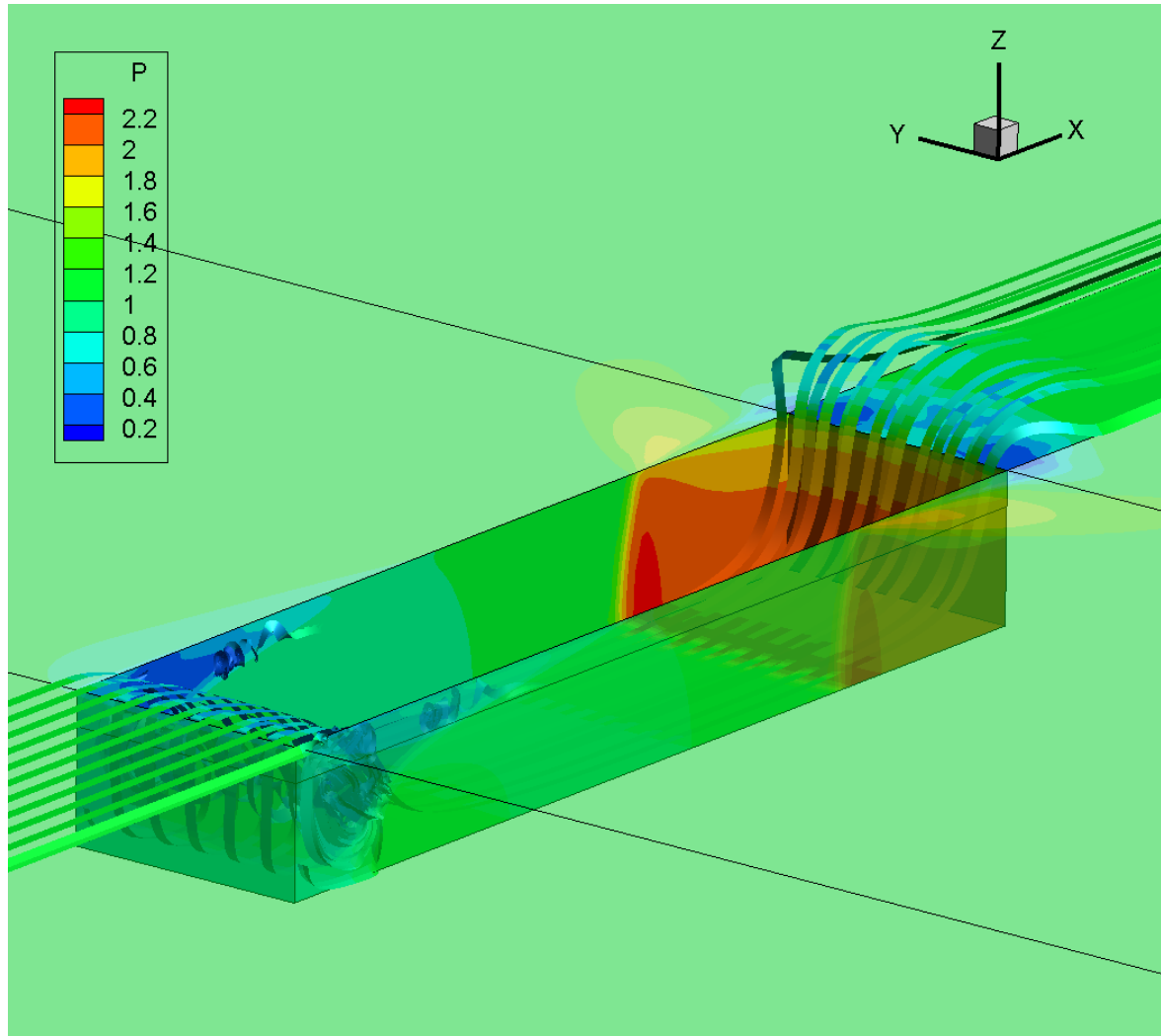
$$\tau^* = l_0/c \quad - 10^{-14} \text{ сек} \quad l_0 \sim 10^{-8} \text{ см}$$

$f$  - вероятностный характер и объем диаметра  $l^*$  должен содержать несколько десятков молекул

$$l_0 \ll l^* \ll l$$

$$\frac{\partial f}{\partial t} + \zeta \frac{\partial f}{\partial x} = \frac{1}{2} \frac{\partial}{\partial x} |\zeta| l^* \frac{\partial f}{\partial x} + J(f, f')$$

# Flow in cavity simulation



$4.5 \cdot 10^9$  mesh nodes  
GPGPU "Lomonosov"  
Efficiency 68.1%  
1200 Fermi cards

**Streamlines and  
pressure level sets**

# Hyperbolic Model of Multiphase Fluid Flow in Porous Medium

$$m \frac{\partial(\rho_\alpha S_\alpha)}{\partial t} + \tau \frac{\partial^2(\rho_\alpha S_\alpha)}{\partial t^2} + \operatorname{div}(\rho_\alpha \mathbf{u}_\alpha) =$$

$$= q_\alpha + \operatorname{div} \frac{l_\alpha c_\alpha}{2} \operatorname{grad}(\rho_\alpha S_\alpha)$$

$$\mathbf{u}_\alpha = -K \frac{k_\alpha}{\mu_\alpha} (\operatorname{grad} p_\alpha - \rho_\alpha \mathbf{g})$$

$$\rho_\alpha = \rho_{0\alpha} [1 + \beta_\alpha (p_\alpha - p_{0\alpha})]$$

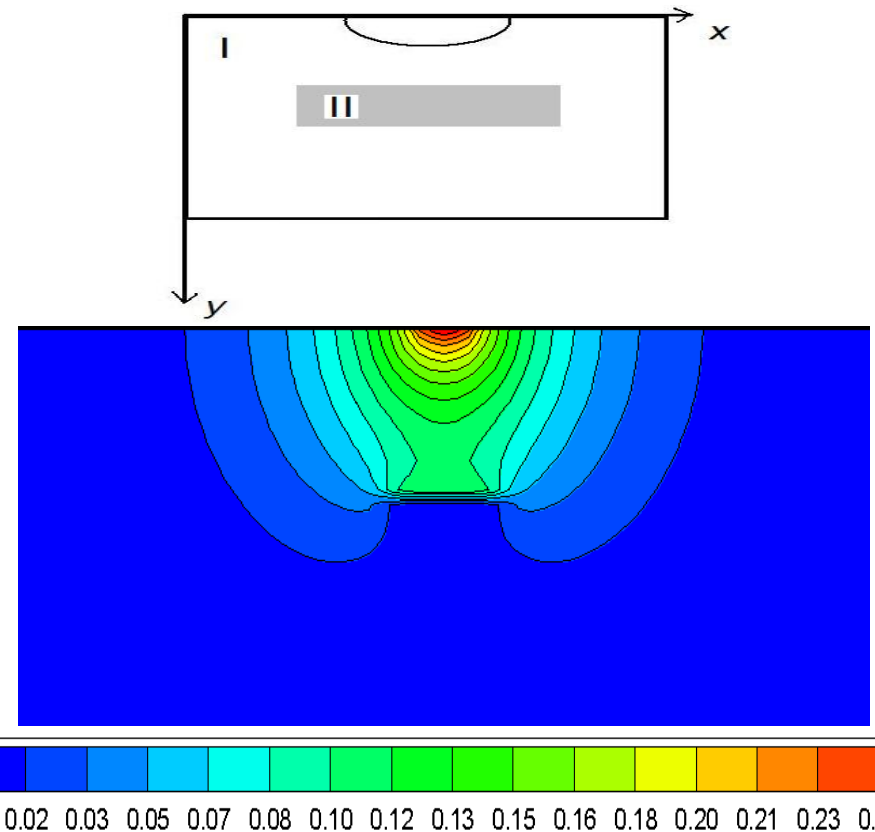
$$\sum_\alpha S_\alpha = 1$$

$$p_\alpha - p_\beta = p_{c\alpha\beta}(S_\alpha, S_\beta), \quad \alpha \neq \beta$$

$\alpha$  ( $\beta$ ) indicates the phase

$$\Delta t \propto h^{3/2}$$

3D problem of tetrachloroethylene infiltration into the water-saturated soil (vertical central section)



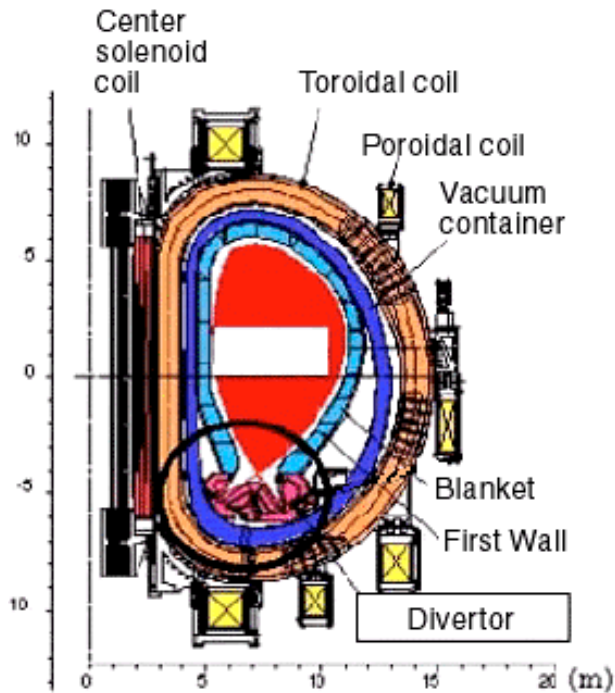
$1.5 \cdot 10^9$  mesh nodes

K-100 - 100TFLOPs

**Contaminant saturation field**

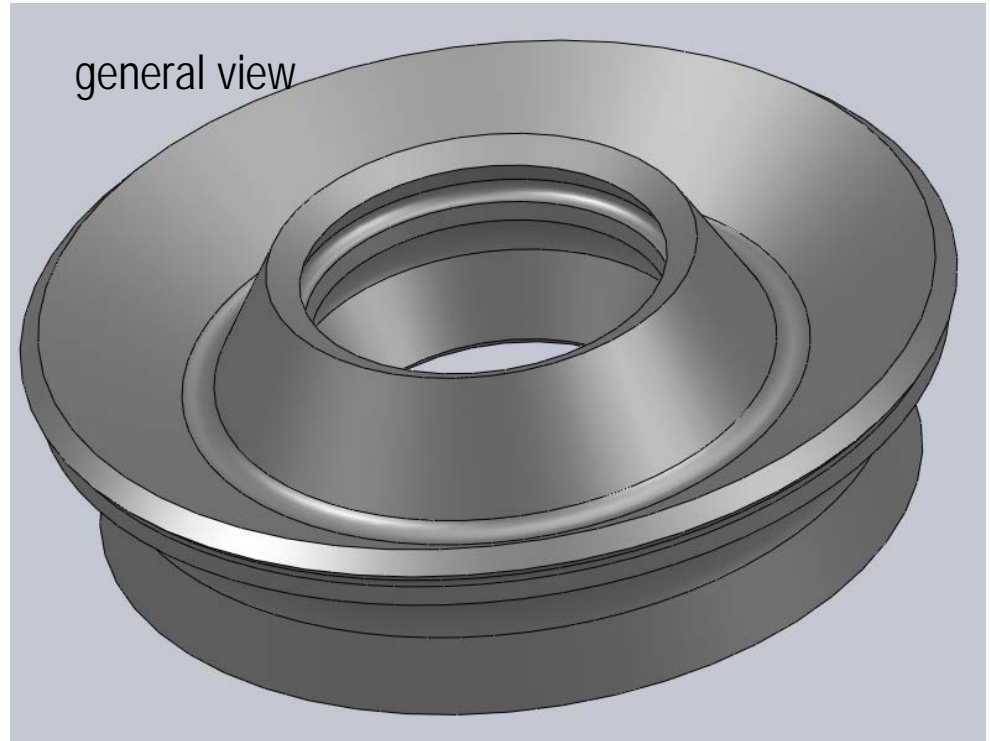
**The immediate task is the development of the model for turbulent heat and mass transfer in ITER divertor (MHD + turbulence + radiative transfer).**

Cross-section of ITER

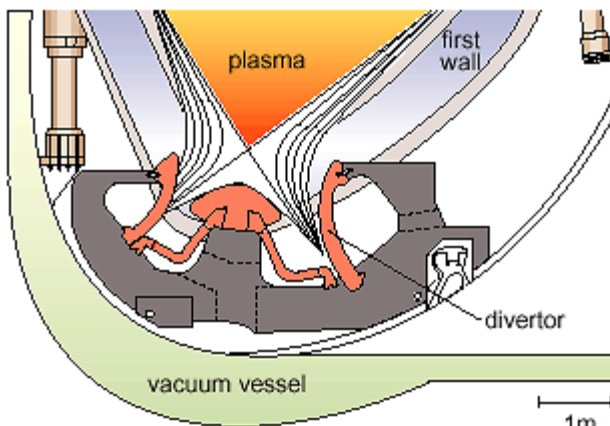


CAD images

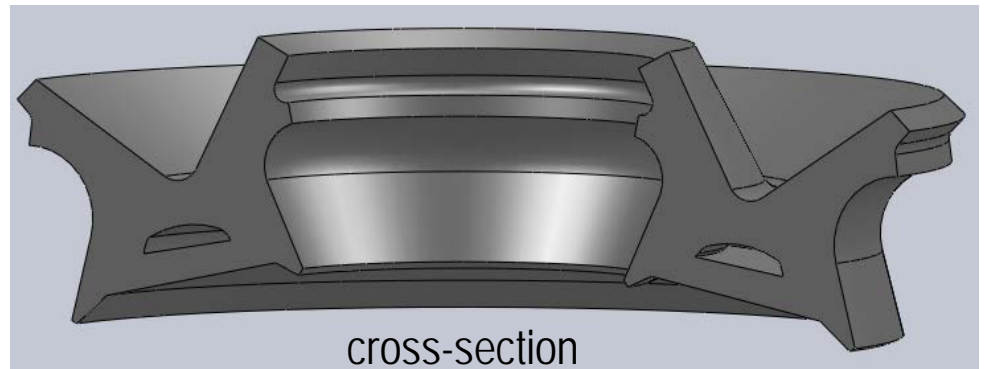
general view



Magnified view of divertor area



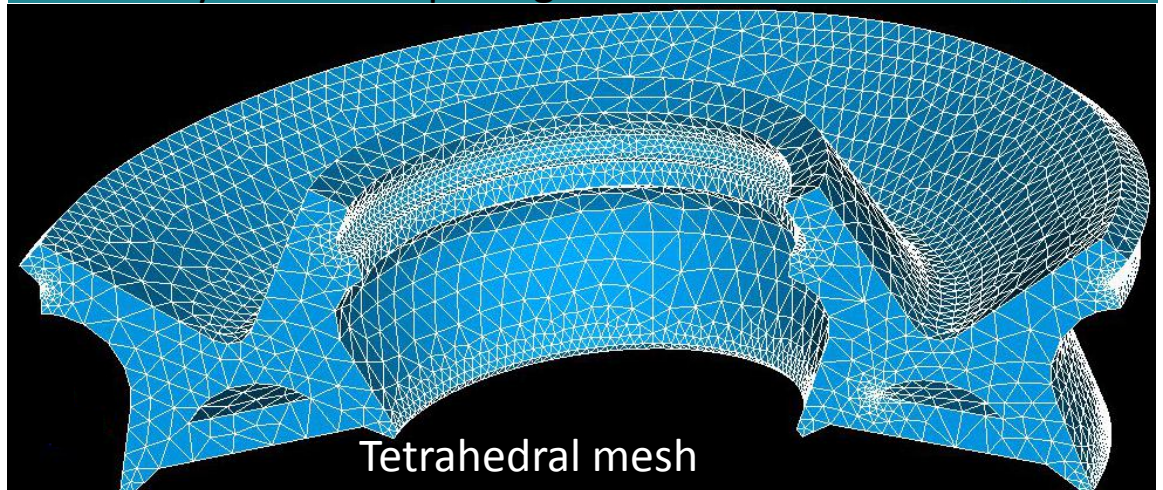
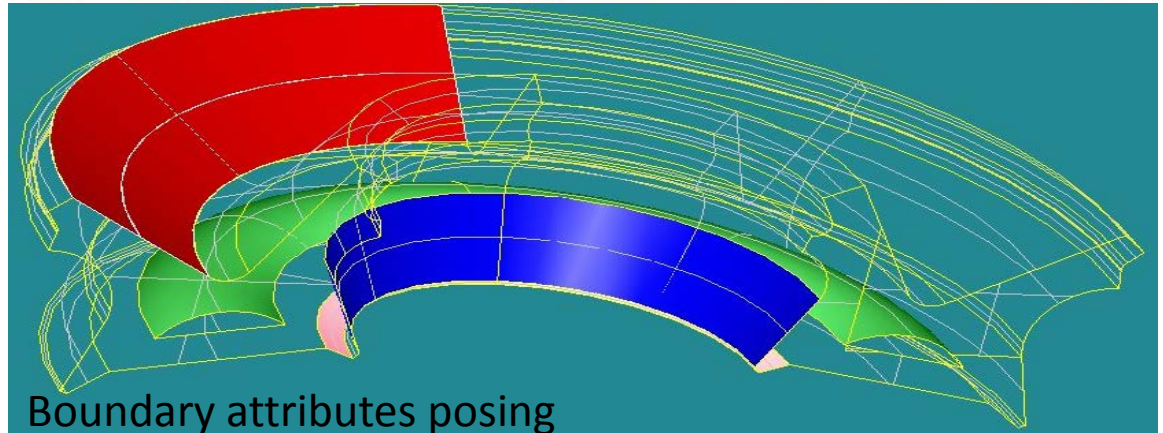
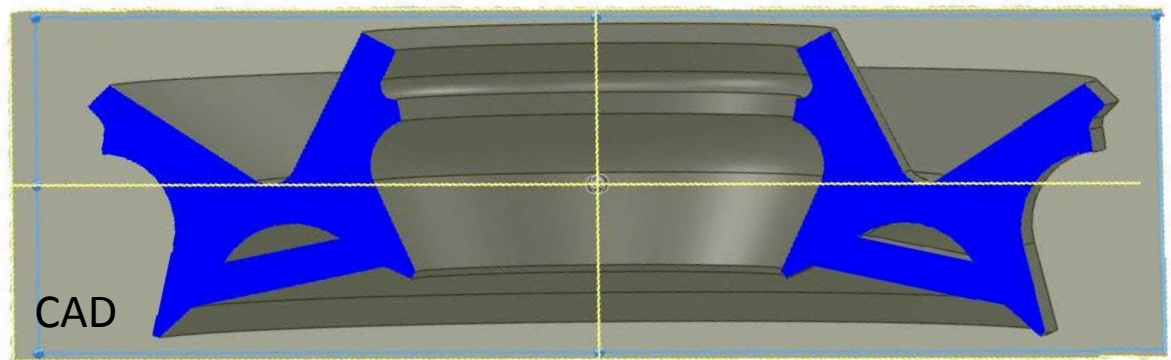
cross-section





# Turbulent heat and mass transfer in ITER divertor:

From CAD model  
to computational mesh



Initial tetrahedral mesh before refinement is shown.  
The resulting mesh includes  $10^8$  cells and more.

# Kinetic schemes and QGS for MHD

$$f_0 = \frac{\rho}{(2\pi KT)^{3/2}} \exp\{-(\bar{\xi} - \bar{U}(x, t) - i\bar{w})\}^2$$

$$w = \frac{\bar{B}}{\sqrt{\rho}} \quad \varphi = \left(1, \xi, \frac{\xi^2}{2}, \xi^2\right)$$

$$\rho = \int f_0 d\xi, \quad \bar{U} = \frac{1}{\rho} \int \xi f d\xi, \quad E = \int \frac{\xi^2}{2} f_0 d\xi$$

$$B = -\frac{1}{\sqrt{\rho}} \int m \xi^* f_0 d\xi$$

$$\int f d\xi \quad \times \quad \frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial \rho U_K}{\partial x_K} = 0$$

$$\int f \xi d\xi \quad \times \quad \frac{\partial \rho U_K}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_K} \left[ \left( P + \frac{B^2}{2} \right) \delta_{PK} + \rho U_{KP} - B_K B_P \right] = 0$$

$$\int f \frac{\xi^2}{2} d\xi \quad \times \quad \frac{\partial E}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_K} \left[ U_K \left( E + P + \frac{B^2}{2} \right) - B_K \sum_P U_i B_P \right] = 0$$

$$\int f \xi^* d\xi \quad \times \quad \frac{\partial B_K}{\partial t} - \frac{\partial}{\partial x_K} [U_P B_K - U_K B_P] = 0$$

$$\frac{\partial B_K}{\partial x_K} = 0 \quad , \tau, \quad \tau_m$$

## Заключение

- Современные суперкомпьютеры в ряде случаев уже не ставят ограничений на степень детализации решения.
- Существуют масштабы, меньше которых детализация не имеет смысла.
- Дополнительные члены, как правило, выступают в роли физически обоснованных регуляризаторов, сглаживая нефизические эффекты, получающиеся при численном решении.
- Конкретное значение коэффициентов, входящих в решение, важно лишь по порядку величины.
- Учет минимальных размеров тесным образом связан с характером вывода уравнений сплошной среды, использующим представление конечного объема и дискретного описания среды.