

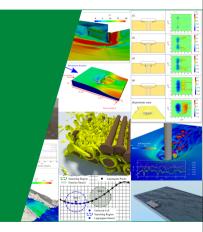
中国农业大学 流体机械与流体工程系

2023年春季《计算流体动力学编程实践》

第五章 近壁面模型 /壁面函数

徐云成

⊠ycxu@cau.edu.cn



在近壁区域需要考虑以下效应

- ▶ 低雷诺数: 当趋近于壁面时,湍流雷诺数 ($Re_L = k^2/(\epsilon \nu)$) 趋近于 0
- ▶ 高剪切率 (shear rate) : 最高剪切率 $(\partial U/\partial y)$ 发生在壁面
- ▶ 湍流波动在垂直于壁面方向 (wall-normal) 上的减弱,较其他两个方向更快

湍流模型会因此做相应的修改

Damping functions 阻尼函数

在标准 $k - \epsilon$ 模型中,湍流粘性系数可以写成

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

但是该方程在近壁面往往高估湍流粘性系数。因此使用阻尼函数 //

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

一般阻尼函数可以定义为湍流雷诺数相关,例如

$$a_{i} = e^{\frac{-2.5}{1 + Re/50}}$$
 Jones and Launder (1972)



Damping functions 阻尼函数

在标准 $k - \epsilon$ 模型中,湍流粘性系数可以写成

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

但是该方程在近壁面往往高估湍流粘性系数。因此使用阻尼函数 fu

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

一般阻尼函数可以定义为湍流雷诺数相关,例如

$$f_{\mu} = e^{\frac{-2.5}{1 + Re/50}}$$
 Jones and Launder (1972)

 $f_{u}=1-e^{-0.0002y^+-0.00065y^{+2}}$ Rodi and Mansour (1993) 2023 年春季《计算流体动力学编程实践》 by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

```
OpenFOAM® 中计算壁面上的 y+
```

<solver> -postProcess -func yPlus

例如

simpleFoam -postProcess -func yPlus

```
const fvPatchList& patches = mesh .boundarv():
forAll(patches, patchi)
   const fvPatch& patch = patches[patchi]:
    if (isA<nutWallFunctionFvPatchScalarField>(nutBf[patchi]))
        const nutWallFunctionFvPatchScalarField& nutPf =
            dynamic cast<const nutWallFunctionFvPatchScalarField&>
                nutBf[patchi]
            );
        yPlusBf[patchi] = nutPf.yPlus();
    else if (isA<wallFvPatch>(patch))
        vPlusBf[patchil =
            d[patchi]
           *sart
                nuEffBf[patchil
               *mag(turbModel.U().boundaryField()[patchi].snGrad())
            )/nuBf[patchil:
```

$$y^{+} = d\sqrt{\nu_{Eff} \frac{\partial \mathbf{u}}{\partial \mathbf{n}}} / \nu$$
$$y^{+} = y\sqrt{\nu_{Eff} \frac{\partial \mathbf{u}}{\partial y}} / \nu$$

定义:

$$y^+ = \frac{yu_\tau}{\nu} = \frac{yu^*}{\nu}$$

 u_{τ} 或 u^* 被称为剪切速度 shear velocity

$$u^+ = \frac{u}{u_\tau}$$

$$u_{ au}^2 = au =
u_{E\!f\!f} rac{\partial u_x}{\partial y}$$
与液体工程系 2022 ∂y 4 月 3 日

Shear velocity/friction velocity 剪切速度:

$$u_{\tau} = u^* = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

其中 Tu 是指壁面剪切力 wall shear stress

$$\tau_w = \tau(y=0) = \mu \frac{\partial u}{\partial y} \Big|_{y=0}$$

$$y^+ = \frac{yu_\tau}{\nu}$$

$$ullet \
u = rac{\mu}{
ho} \Rightarrow u_{ au} = \sqrt{ au_w} \,$$
和 $u_{ au} = \sqrt{rac{ au_w}{
ho}} \,$ 都对

Shear velocity/friction velocity 剪切速度:

$$u_{\tau} = u^* = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

其中 Tu 是指壁面剪切力 wall shear stress

无量纲谏度:

 $u^+ = \frac{u}{u_\tau}$ 无量纲壁面距离 wall distance:

$$\tau_w = \tau(y=0) = \mu \frac{\partial u}{\partial y} \bigg|_{y=0}$$

$$y^+ = \frac{yu_\tau}{\nu}$$

- ▶ 』是动力粘性系数 (dynamic viscosity)

$$u = \frac{\mu}{\rho} \Rightarrow u_{\tau} = \sqrt{\tau_{w}} \, \text{和} \, u_{\tau} = \sqrt{\frac{\tau_{w}}{\rho}} \, \text{者ST}$$
2023 年春季《计算流体动力学编程实践》 by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

Shear velocity/friction velocity 剪切速度:

$$u_{\tau} = u^* = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

其中 Tow 是指壁面剪切力 wall shear stress 无量纲壁面距离 wall distance:

$$\tau_w = \tau(y=0) = \mu \frac{\partial u}{\partial y} \Big|_{y=0}$$

$$y^+ = \frac{yu_\tau}{\nu}$$

 $u^+ = \frac{u}{u}$

注意:

- μ 是动力粘性系数 (dynamic viscosity)
- ▶ *v* 是运动粘性系数 (kinematic viscosity)

$$u = \frac{\mu}{\rho} \Rightarrow u_{\tau} = \sqrt{\tau_{w}} \, \text{和} \, u_{\tau} = \sqrt{\frac{\tau_{w}}{\rho}} \, \text{者S文}$$
2023 年春季《计算流体动力学编程实践》 by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

Shear velocity/friction velocity 剪切速度:

$$u_{\tau} = u^* = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

其中 Tu 是指壁面剪切力 wall shear stress 无量纲壁面距离 wall distance:

$$\tau_w = \tau(y=0) = \mu \frac{\partial u}{\partial y} \Big|_{y=0}$$

$$y^+ = \frac{yu_\tau}{\nu}$$

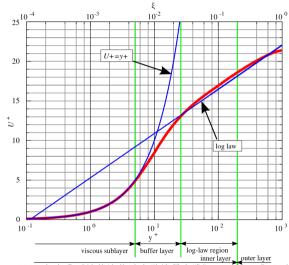
 $u^+ = \frac{u}{u}$

注意:

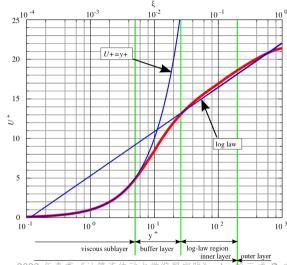
- μ 是动力粘性系数 (dynamic viscosity)
- ▶ *v* 是运动粘性系数 (kinematic viscosity)

$$u = \frac{\mu}{\rho} \Rightarrow u_{\tau} = \sqrt{\tau_w} \, \mathbf{n} \, u_{\tau} = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}} \, \mathbf{a} \mathbf{n}$$
2023 年春季《计算流体动力学编程实践》 by 徐云成 @ 中国农



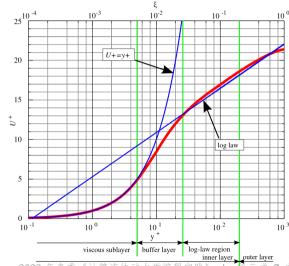


- ► 靠近壁面产生粘性阻尼会减弱速度 波动
- ► **壁面阻挡**会减弱垂直壁面方向速度 波动
 - 远离壁面方向,较大平均速度梯度⇒较大湍动能 ⇒ 强湍流
- u、k、e、浓度、温度分布曲线较限 峭(梯度较大),有较强的质量、动量输运过程



- 靠近壁面产生粘性阻尼会减弱速度 波动
- ▶ 壁面阻挡会减弱垂直壁面方向速度 波动
- 远离壁面方向,较大平均速度梯度⇒较大湍动能 ⇒ 强湍流
- u、k、€、浓度、温度分布曲线较陡 峭 (梯度较大),有较强的质量、动 量输运过程

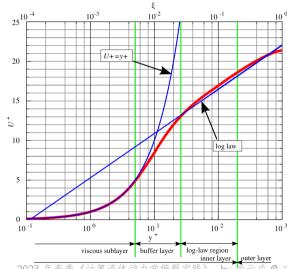
| value | val



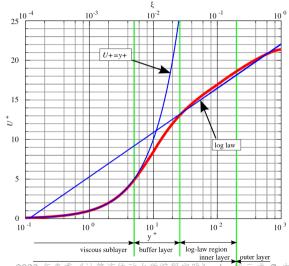
- ► 靠近壁面产生<mark>粘性阻尼</mark>会减弱速度 波动
- ► <mark>壁面阻挡</mark>会减弱垂直壁面方向速度 波动
- 远离壁面方向,较大平均速度梯度⇒较大湍动能 ⇒ 强湍流
- u、k、ϵ、浓度、温度分布曲线较陡 峭 (梯度较大),有较强的质量、动 量输运过程

2023 年春季《计算流体动力学编程实践》 by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日



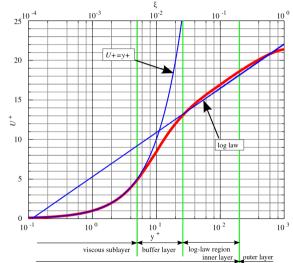


- ▶ 靠近壁面产生粘性阻尼会减弱速度 波动
- ▶ 壁面阳挡会减弱垂直壁面方向速度 波动
- ▶ 远离壁面方向,较大平均速度梯度 ⇒ 较大湍动能 ⇒ 强湍流
- ▶ u、k、€、浓度、温度分布曲线较陡 峭 (梯度较大), 有较强的质量、

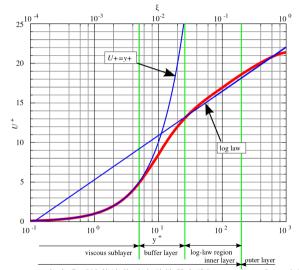


- ► 靠近壁面产生<mark>粘性阻尼</mark>会减弱速度 波动
- ► <mark>壁面阻挡</mark>会减弱垂直壁面方向速度 波动
- 远离壁面方向,较大平均速度梯度⇒较大湍动能 ⇒ 强湍流
- ► *u*、*k*、*ϵ*、浓度、温度分布曲线较陡峭 (梯度较大),有较强的质量、动量输运过程

近壁面流动特征



- ▶ viscous sub-layer/ laminar sub-layer (粘性层) $(0 < y^+ < 5)$:层流,粘性力主导
- ▶ buffer layer (5 < y⁺ < 30): 粘性和 湍流同样重要
- ▶ log-layer (对数层 $(y^+ > 30)$:完全 湍流 fully turbulent, inertial sub-layer (惯性层) $(30 < y^+ < 200)$



log-law (无量纲形式):

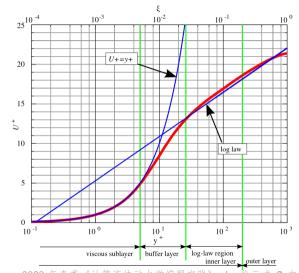
$$u^+ = \frac{1}{\kappa} \ln y^+ + C \tag{1}$$

其中, κ 是冯卡门常数, 对于光滑壁面 $\kappa \approx 0.41, \ C = 5.56$ 另一种形式:

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^{+}) \tag{2}$$

log-law (有量纲形式)

$$u = \frac{u_{\tau}}{\kappa} \ln \frac{y}{y_0}$$



log-law (无量纲形式):

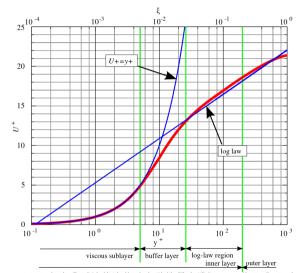
$$u^{+} = \frac{1}{\kappa} \ln y^{+} + C \tag{1}$$

其中, κ 是冯卡门常数, 对于光滑壁面 $\kappa \approx 0.41, \quad C = 5.56$ 另一种形式:

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^{+}) \tag{2}$$

log-law (有量纲形式)

$$u = \frac{u_{\tau}}{\kappa} \ln \frac{y}{y_0}$$



log-law (无量纲形式):

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa} \ln y^{+} + C \tag{1}$$

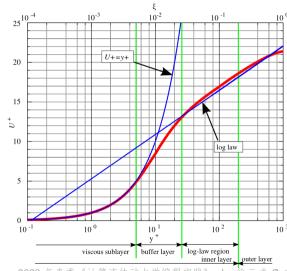
其中, κ 是冯卡门常数, 对于光滑壁面 $\kappa \approx 0.41, \ C = 5.56$ 另一种形式:

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^{+}) \tag{2}$$

log-law (有量纲形式):

$$u = \frac{u_{\tau}}{\kappa} \ln \frac{y}{y_0}$$

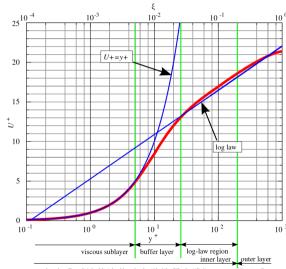
(3)



$$u^+ = \begin{cases} y^+ & \text{if } y^+ < y^+_{\text{Laminar}} \\ \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^+) & \text{if } y^+ \ge y^+_{\text{Laminar}} \end{cases}$$

Spalding wall function (Spalding, 1961) nutUSpaldingWallFunction

$$y^{+} = u^{+} + \frac{1}{E} \left[e^{\kappa u^{+}} - 1 - \kappa u^{+} - \frac{(\kappa u^{+})^{2}}{2!} - \frac{(\kappa u^{+})^{3}}{3!} \right]$$



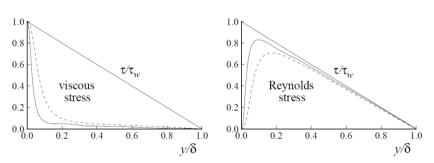
$$u^+ = \begin{cases} y^+ & \text{if } y^+ < y^+_{\text{Laminar}} \\ \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^+) & \text{if } y^+ \ge y^+_{\text{Laminar}} \end{cases}$$

Spalding wall function (Spalding, 1961) nutUSpaldingWallFunction

$$y^{+} = u^{+} + \frac{1}{E} \left[e^{\kappa u^{+}} - 1 - \kappa u^{+} - \frac{(\kappa u^{+})^{2}}{2!} - \frac{(\kappa u^{+})^{3}}{3!} \right]$$

总剪切应力 total shear stress

$$\tau = \underbrace{\mu \frac{\partial u}{\partial y}}_{\text{Kters}} \underbrace{-\rho \overline{u'v'}}_{\text{Kin}} \tag{4}$$



当 $y < 0.1\delta$ 时,总剪切力几乎是常数,等于壁面剪切力 $\tau \approx \tau_{2023}$ 年春季《计算流体动力学编程实践》 的 保玄威 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

定义一个重要的速度尺度, 剪切速度

$$\tau_w = \rho u_\tau^2 \Rightarrow u_\tau = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

近壁面不同尺度

- ightharpoonup 非常靠近壁面时,运动粘性系数 ho 和壁面剪切力 au_w 这两个参数比较重要
- ▶ 因此,速度尺度用剪切速度 T,长度尺度用粘性长度尺度

$$\delta_{\nu} = \frac{\nu}{u_{\tau}}$$

▶ 所以可以无量纲化

$$u^+ = \frac{u}{u_\tau}, \qquad \qquad y^+ = \frac{y}{\delta_\nu} = \frac{u_\tau y}{\nu}$$

很明显,少是一个局部雷诺数,可以用来衡量距离壁面不同位置时,粘性力和的

定义一个重要的速度尺度,剪切速度

$$\tau_w = \rho u_\tau^2 \Rightarrow u_\tau = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

近壁面不同尺度:

- ullet 非常靠近壁面时,运动粘性系数 u 和壁面剪切力 u_w 这两个参数比较重要
- ▶ 因此,速度尺度用剪切速度 T,长度尺度用粘性长度尺度

$$\delta_{\nu} = \frac{\nu}{u_{\tau}}$$

▶ 所以可以无量纲化

$$u^+ = \frac{u}{u_\tau}, \qquad \qquad y^+ = \frac{y}{\delta_\nu} = \frac{u_\tau y}{\nu}$$

2023 条条季 《计算流体动力学编程实践》 by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

定义一个重要的速度尺度,剪切速度

$$\tau_w = \rho u_\tau^2 \Rightarrow u_\tau = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

近壁面不同尺度:

- ullet 非常靠近壁面时,运动粘性系数 u 和壁面剪切力 u_w 这两个参数比较重要
- ▶ 因此,速度尺度用剪切速度 T,长度尺度用粘性长度尺度

$$\delta_{\nu} = \frac{\nu}{u_{\tau}}$$

▶ 所以可以无量纲化

$$u^+ = \frac{u}{u_\tau}, \qquad \qquad y^+ = \frac{y}{\delta_\nu} = \frac{u_\tau}{\nu}$$

定义一个重要的速度尺度,剪切速度

$$\tau_w = \rho u_\tau^2 \Rightarrow u_\tau = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

近壁面不同尺度:

- ullet 非常靠近壁面时,运动粘性系数 u 和壁面剪切力 u_w 这两个参数比较重要
- ▶ 因此,速度尺度用剪切速度 T,长度尺度用粘性长度尺度

$$\delta_{\nu} = \frac{\nu}{u_{\tau}}$$

▶ 所以可以无量纲化

$$u^+ = \frac{u}{u_\tau}, \qquad \qquad y^+ = \frac{y}{\delta_\nu} = \frac{u_\tau y}{\nu}$$

定义一个重要的速度尺度,剪切速度

$$\tau_w = \rho u_\tau^2 \Rightarrow u_\tau = \sqrt{\frac{\tau_w}{\rho}}$$

近壁面不同尺度:

- ▶ 非常靠近壁面时,运动粘性系数 ν 和壁面剪切力 τ_w 这两个参数比较重要
- ▶ 因此,速度尺度用剪切速度 T,长度尺度用粘性长度尺度

$$\delta_{\nu} = \frac{\nu}{u_{\tau}}$$

▶ 所以可以无量纲化

$$u^+ = \frac{u}{u_\tau}, \qquad \qquad y^+ = \frac{y}{\delta_\nu} = \frac{u_\tau y}{\nu}$$

很明显, y^+ 是一个局部雷诺数,可以用来衡量距离壁面不同位置时,粘性力和湍流的相对重要性的对为学编程实践》 by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

- ▶ 在边界层内部 $(y < 0.1\delta)$, 重要的参数包括 U, y, τ_w, ρ, ν , 但是边界层厚度 δ 不重要
- ▶ 3 个变量,3 个独立量纲 (m,s,kg),组成 2 个独立的无量纲组: $u^+ = \frac{u}{u_\tau}$ 和 $y^+ = \frac{u_\tau y}{\nu}$
- ▶ 存在普适性函数

$$u^+ = f_w(y^+)$$

- ▶ 在边界层外部, 重要的参数包括 $U, y, \tau_w, \rho, \delta$, 不包括 ν
- ▶ 3 个变量, 3 个独立量纲 (m,s,kg), 组成 2 个独立的无量纲组:

$$\frac{u_e - u}{u_\tau} \not \Pi \eta = \frac{y}{\delta}$$

▶ 不存在普适性函数

$$u_e - u = f_o(\eta)$$

- ▶ 边界层内部 $(y < 0.1\delta)$ $u^+ = f_w(y^+)$
 - ▶ 边界层外部 $(y > \delta)$ $u_e^+ u^+ = f_o(\eta)$

若
$$\delta^+ = \delta u_\tau / \nu$$
, 那么 $y^+ = \eta \delta^+$ 。对 $0.1\delta < y < \delta$ 部分,两个方程相加

方程两侧对 δ^+ 求导

$$u_e^{+\prime}(\delta^+) = 0 + \eta f_w'(\eta \delta^+)$$

再对 η 求导

$$0 = f'_w(\eta \delta^+) + \eta \delta^+ f''_w(\eta \delta^+) + g''_w(\eta^+) + g''_w(y^+)$$

$$= \frac{d}{dx^+} \left(y^+ \frac{df_w}{dx^+} \right)$$



- ▶ 边界层内部 $(y < 0.1\delta)$ $u^+ = f_w(y^+)$
- ▶ 边界层外部 $(y > \delta)$ $u_a^+ u^+ = f_o(\eta)$

若
$$\delta^+ = \delta u_\tau / \nu$$
, 那么 $y^+ = \eta \delta^+$ 。对 $0.1\delta < y < \delta$ 部分, 两个方程相加

$$u_e^+(\delta^+) = f_o(\eta) + f_w(\eta \delta^+)$$

$$u_e^{+\prime}(\delta^+) = 0 + \eta f_w'(\eta \delta^+)$$

$$\begin{split} 0 &= & f'_w(\eta \delta^+) + \eta \delta^+ f''_w(\eta \delta^+) \\ &= & f'_w(y^+) + y^+ f''_w(y^+) \\ &= \frac{d}{dy^+} \left(y^+ \frac{df_w}{dy^+} \right) \\ \text{by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日} \end{split}$$

- ▶ 边界层内部 $(y < 0.1\delta)$ $u^+ = f_w(y^+)$
 - ▶ 边界层外部 $(y > \delta)$ $u_a^+ u^+ = f_o(\eta)$

若
$$\delta^+ = \delta u_\tau/\nu$$
, 那么 $y^+ = \eta \delta^+$ 。对 $0.1\delta < y < \delta$ 部分,两个方程相加

$$u_e^+(\delta^+) = f_o(\eta) + f_w(\eta \delta^+)$$

方程两侧对 δ^+ 求导

$$u_e^{+\prime}(\delta^+) = 0 + \eta f_w'(\eta \delta^+)$$

$$\begin{split} 0 &= f_w'(\eta \delta^+) + \eta \delta^+ f_w''(\eta \delta^+) \\ &= f_w'(y^+) + y^+ f_w''(y^+) \\ &= \frac{d}{dy^+} \left(y^+ \frac{df_w}{dy^+} \right) \\ \text{by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日} \end{split}$$

- ▶ 边界层内部 $(y < 0.1\delta)$ $u^+ = f_w(y^+)$
 - ▶ 边界层外部 $(y > \delta)$ $u_e^+ u^+ = f_o(\eta)$

若 $\delta^+ = \delta u_\tau / \nu$, 那么 $y^+ = \eta \delta^+$ 。对 $0.1\delta < y < \delta$ 部分,两个方程相加

$$u_e^+(\delta^+) = f_o(\eta) + f_w(\eta \delta^+)$$

方程两侧对 δ^+ 求导

$$u_e^{+\prime}(\delta^+) = 0 + \eta f_w'(\eta \delta^+)$$

再对 η 求导

$$0 = f'_{w}(\eta \delta^{+}) + \eta \delta^{+} f''_{w}(\eta \delta^{+})$$

$$= f'_{w}(y^{+}) + y^{+} f''_{w}(y^{+})$$

$$= \frac{d}{dy^{+}} \left(y^{+} \frac{df_{w}}{dy^{+}} \right)$$

$$= \frac{d}{dy^{+}} \left(y^{+} \frac{df_{w}}{dy^{+}} \right)$$

$$0 = \frac{d}{dy^+} \left(y^+ \frac{df_w}{dy^+} \right)$$

由该公式可得 $y^+\frac{a_{Jw}}{dy^+}$ 应该是一个常数项,定义为 $\frac{1}{\kappa}$,所以

$$\frac{df_w}{dy^+} = \frac{1}{\kappa y^+}$$

方程两侧积分可以得到

$$f_w = u^+ = \frac{1}{\kappa} \ln y^+ + C = \frac{1}{\kappa} (Ey^+)$$



$$0 = \frac{d}{dy^+} \left(y^+ \frac{df_w}{dy^+} \right)$$

由该公式可得 $y^+ \frac{df_w}{dy^+}$ 应该是一个常数项,定义为 $\frac{1}{\kappa}$,所以

$$\frac{df_w}{dy^+} = \frac{1}{\kappa y^+}$$

方程两侧积分可以得到

$$f_w = u^+ = \frac{1}{\kappa} \ln y^+ + C = \frac{1}{\kappa} (Ey^+)$$

$$0 = \frac{d}{dy^+} \left(y^+ \frac{df_w}{dy^+} \right)$$

由该公式可得 $y^+ \frac{df_w}{dy^+}$ 应该是一个常数项,定义为 $\frac{1}{\kappa}$,所以

$$\frac{df_w}{dy^+} = \frac{1}{\kappa y^+}$$

方程两侧积分可以得到

$$f_w = u^+ = \frac{1}{\kappa} \ln y^+ + C = \frac{1}{\kappa} (Ey^+)$$

- ▶ 常数项: $\kappa \approx 0.41, \frac{1}{\kappa} = 2.44, C = 5.56, E = 9.8$
- ▶ 在 log-law 区域

$$\frac{\partial u}{\partial y} = \frac{u_{\tau}}{\kappa y}, \quad \frac{y}{u_{\tau}} \frac{\partial u}{\partial y} = y^{+} \frac{\partial u^{+}}{\partial y^{+}} = \text{constant}$$

在粘性层 (viscous sub-layer),湍流波动主要受粘性阻尼作用,壁面函数也是只考虑 粘性力作用

$$\mu \frac{\partial u}{\partial y} = \tau_w$$

两边积分得到线性速度分布
$$u(y) = \frac{\tau_w}{\mu}$$

由于在壁面存在无滑移条件: u(y=0)=0, 所以线性速度分布可以写成无量纲形式

$$u^+ = y^+$$

DNS 和实验测量结果显示线性粘性层大致在 $y^+ < 5$



在粘性层 (viscous sub-layer), 湍流波动主要受粘性阻尼作用, 壁面函数也是只考虑 粘性力作用

$$\mu \frac{\partial u}{\partial y} = \tau_w$$

两边积分得到线性速度分布 $u(y)=\frac{\tau_w}{\mu}$ 由于在壁面存在无滑移条件: u(y=0)=0,所以线性速度分布可以写成无量纲 形式

$$u^+ = y^+$$



在粘性层 (viscous sub-layer), 湍流波动主要受粘性阻尼作用, 壁面函数也是只考虑 粘性力作用

$$\mu \frac{\partial u}{\partial y} = \tau_w$$

两边积分得到线性速度分布
$$u(y) = \frac{\tau_u}{\mu}$$

两边积分得到线性速度分布 $u(y)=\frac{\tau_w}{\mu}$ 由于在壁面存在无滑移条件: u(y=0)=0,所以线性速度分布可以写成无量纲 形式

$$u^+ = y^+$$

DNS 和实验测量结果显示线性粘性层大致在 $y^+ < 5$

- ▶ 许多真实问题中,壁面都不是光滑的
- ▶ 其中一种经典的粗糙高度 (Nikuradse) 无量纲形式定义为

$$k_s^+ = \frac{u_\tau k_s}{\nu} = \frac{k_s}{\delta_\nu}$$

► (Cebeci 1978)

$$E = \begin{cases} 0.9 \left(\frac{k_s^+ - 2.25}{87.75} + 0.5 k_s^+ \right)^{-\sin\left[0.4258 \left(\ln k_s^+\right) - 0.811\right]} & \text{if } k_s^+ > 90\\ 0.9 \left(1 + 0.5 k_s^+ \right)^{-1} & \text{if } k_s^+ \leqslant 90 \end{cases}$$
 (5)

$$u^+ = \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^+)$$



```
OpenFOAM® 中的代码
```

```
if (yPlus > yPlusLam_)
{
    nutw[facei] = nuw[facei]*(yPlus*kappa_/log(E_*yPlus) - 1.0)
```

$$\nu_t = \nu \frac{y^+ \kappa}{\ln(Ey^+) - 1.0}$$

 $u_{\tau}^2 = \tau = \nu_{Eff} \frac{\partial u}{\partial \tau} = (\nu_t + \nu) \frac{\partial u}{\partial \tau} \approx (\nu_t + \nu) \frac{u_1}{\tau}$ 2023 年春季《计算流体动力学编程实践》 by 徐安成 @ 中国农业大学/ 流体机械与流体项程系 2023 年 4 月 3 日

OpenFOAM® 中的代码

$$\nu_t = \nu \frac{y^+ \kappa}{\ln(Ey^+) - 1.0}$$

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}}, \qquad y^{+} = \frac{u_{\tau}y_{1}}{\nu}, \qquad u_{\tau}^{2} \approx (\nu_{t} + \nu)\frac{u_{1}}{y_{1}}$$

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$u^{+}\frac{1}{y^{+}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{u}{u_{\tau}}\frac{\nu}{u_{\tau}y} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{y^{+}\nu}{\nu + \nu_{t}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$y^{+}\kappa$$

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}}, \qquad y^{+} = \frac{u_{\tau}y_{1}}{\nu}, \qquad u_{\tau}^{2} \approx (\nu_{t} + \nu)\frac{u_{1}}{y_{1}}$$

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$u^{+}\frac{1}{y^{+}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{u}{u_{\tau}}\frac{\nu}{u_{\tau}y} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{y^{+}\nu}{\nu + \nu_{t}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$y^{+}\kappa$$

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}}, \qquad y^{+} = \frac{u_{\tau}y_{1}}{\nu}, \qquad u_{\tau}^{2} \approx (\nu_{t} + \nu)\frac{u_{1}}{y_{1}}$$

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$u^{+} \frac{1}{y^{+}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{u}{u_{\tau}}\frac{\nu}{u_{\tau}y} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{y^{+}\nu}{\nu + \nu_{t}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}}, \qquad y^{+} = \frac{u_{\tau}y_{1}}{\nu}, \qquad u_{\tau}^{2} \approx (\nu_{t} + \nu)\frac{u_{1}}{y_{1}}$$

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$u^{+} \frac{1}{y^{+}} = \frac{1}{y^{+}} \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{u}{u_{\tau}} \frac{\nu}{u_{\tau}y} = \frac{1}{y^{+}} \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{y^{+}\nu}{\nu + \nu_{t}} = \frac{1}{y^{+}} \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}}, \qquad y^{+} = \frac{u_{\tau}y_{1}}{\nu}, \qquad u_{\tau}^{2} \approx (\nu_{t} + \nu)\frac{u_{1}}{y_{1}}$$

$$u^{+} = \frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$u^{+}\frac{1}{y^{+}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{u}{u_{\tau}}\frac{\nu}{u_{\tau}y} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

$$\frac{y^{+}\nu}{\nu + \nu_{t}} = \frac{1}{y^{+}}\frac{1}{\kappa}\ln(Ey^{+})$$

```
forAll(vPlus, facei)
   const scalar Re = magUp[facei]*v[facei]/nuw[facei]:
   const scalar rvPlusLam = 1/vPlusLam :
   int iter = 0:
   scalar vp = vPlusLam :
   scalar vPlusLast = vp:
       yPlusLast = yp;
        if (yp > yPlusLam )
           yp = (kappa *Re + yp)/(1 + log(E *yp));
           vp = sart(Re):
    } while(mag(ryPlusLam*(yp - yPlusLast)) > 0.0001 && ++iter < 20);</pre>
   yPlus[facei] = yp;
```

nutUWallFunction: 循环内

$$y_{\text{new}}^+ = \begin{cases} \sqrt{Re} & \text{if } y^+ \le y_{\text{Laminar}}^+ \\ \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)} & \text{if } y^+ > y_{\text{Laminar}}^+ \end{cases}$$

if
$$y^+ < y^+_{\text{Lami}}$$

其中 $Re = \frac{u_1 y_1}{\dots}$

$$u^{+} = \begin{cases} y^{+} \\ \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^{+}) \end{cases}$$

```
forAll(vPlus, facei)
   const scalar Re = magUp[facei]*y[facei]/nuw[facei];
   const scalar rvPlusLam = 1/vPlusLam :
   int iter = 0:
   scalar vp = vPlusLam :
   scalar vPlusLast = vp:
        vPlusLast = vp:
        if (yp > yPlusLam )
           yp = (kappa *Re + yp)/(1 + log(E *yp));
           vp = sart(Re):
    } while(mag(ryPlusLam*(yp - yPlusLast)) > 0.0001 && ++iter < 20);</pre>
   yPlus[facei] = yp;
```

nutUWallFunction: 循环内

$$y_{\mathsf{new}}^+ = \begin{cases} \sqrt{Re} & \text{if } y^+ \leq y_{\mathsf{Laminar}}^+ \\ \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)} & \text{if } y^+ > y_{\mathsf{Laminar}}^+ \end{cases}$$

其中
$$Re = \frac{u_1 y_1}{\nu}$$

$$u^{+} = \begin{cases} y^{+} & \text{if } y^{+} < y_{\text{Laminar}}^{+} \\ \frac{1}{\kappa} \ln(Ey^{+}) & \text{if } y^{+} \ge y_{\text{Laminar}}^{+} \end{cases}$$

牛顿迭代法求解 f(x) = 0:

$$x_{n+1} = x_n - \frac{f(x_n)}{f'(x_n)}$$

对于 $y^+ > y^+_{\text{Laminar}}$ 构造

$$f(y^+) = \frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{u^+} - 1$$

m

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}} = \frac{u_{1}}{y^{+}\nu/y_{1}} = \frac{R}{y^{-}}$$

因此可得迭代方程

$$y_{\mathsf{new}}^+ = y^+ - \frac{\frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{Re/y^+} - 1}{1 - E - y^+ - 1 - 1} = y^+ - \frac{y^+ \ln(Ey^+) - Re\kappa}{1 + \ln(Ey^+)} = \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)}$$

2023 年春季《计算流体动力学编程实践》e by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

牛顿迭代法求解 f(x) = 0:

$$x_{n+1} = x_n - \frac{f(x_n)}{f'(x_n)}$$

对于 $y^+ > y^+_{\text{Laminar}}$ 构造:

$$f(y^+) = \frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{u^+} - 1$$

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}} = \frac{u_{1}}{y^{+}\nu/y_{1}} = \frac{R}{y^{-}}$$

$$y_{\text{new}}^+ = y^+ - \frac{\frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{Re/y^+} - 1}{\frac{1}{2} \frac{E}{2} \frac{y^+}{y^+} + \frac{1}{2} \frac{1}{2} \frac{\ln(Ey^+)}{\log(Ey^+)}} = y^+ - \frac{y^+ \ln(Ey^+) - Re\kappa}{1 + \ln(Ey^+)} \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)}$$
2023 年春季《计纂流体的力潔编程实践》e by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

牛顿迭代法求解 f(x) = 0:

$$x_{n+1} = x_n - \frac{f(x_n)}{f'(x_n)}$$

对于 $y^+ > y^+_{\text{Laminar}}$ 构造:

$$f(y^+) = \frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{u^+} - 1$$

而

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}} = \frac{u_{1}}{y^{+}\nu/y_{1}} = \frac{Re}{y^{+}}$$

$$y_{\text{new}}^+ = y^+ - \frac{\frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{Re/y^+} - 1}{\frac{1}{1} \frac{E}{L} \frac{y^+}{y^+} + \frac{1}{1} \frac{1}{L} \frac{\ln(Ey^+)}{\text{by}} \frac{y^+ \ln(Ey^+) - Re\kappa}{1 + \ln(Ey^+)} = \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)}$$
2023 年春季《计算流像对力资编程实践》e by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

牛顿迭代法求解 f(x) = 0:

$$x_{n+1} = x_n - \frac{f(x_n)}{f'(x_n)}$$

对于 $y^+ > y_{\text{Laminar}}^+$ 构造:

$$f(y^+) = \frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{u^+} - 1$$

而

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}} = \frac{u_{1}}{y^{+}\nu/y_{1}} = \frac{Re}{y^{+}}$$

$$y_{\mathsf{new}}^{+} = y^{+} - \frac{\frac{1/\kappa \ln(Ey^{+})}{Re/y^{+}} - 1}{\frac{1}{2} \frac{E}{k^{2}} \frac{y^{+}}{Re^{k}} + \frac{1}{4} \frac{1}{k^{2}} \frac{\ln(Ey^{+})}{\ln(Ey^{+})}} = \frac{\kappa Re + y^{+}}{1 + \ln(Ey^{+})} = \frac{\kappa Re + y^{+}}{1 + \ln(Ey^{+})}$$
2023 年春季《计**家**港**y** 计**Re**编程**家**课**Re** by 徐云成 @ 中国农业大学 流体机械与流体工程系 2023 年 4 月 3 日

牛顿迭代法求解 f(x) = 0:

$$x_{n+1} = x_n - \frac{f(x_n)}{f'(x_n)}$$

对于 $y^+ > y_{Laminar}^+$ 构造:

$$f(y^+) = \frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{u^+} - 1$$

而

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}} = \frac{u_{1}}{y^{+}\nu/y_{1}} = \frac{Re}{y^{+}}$$

牛顿迭代法求解 f(x) = 0:

$$x_{n+1} = x_n - \frac{f(x_n)}{f'(x_n)}$$

对于 $y^+ > y^+_{Laminar}$ 构造:

$$f(y^+) = \frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{u^+} - 1$$

而

$$u^{+} = \frac{u_{1}}{u_{\tau}} = \frac{u_{1}}{y^{+}\nu/y_{1}} = \frac{Re}{y^{+}}$$

$$y_{\mathsf{new}}^+ = y^+ - \frac{\frac{1/\kappa \ln(Ey^+)}{Re/y^+} - 1}{\frac{1}{2} \frac{E}{\kappa E y^+} \frac{y^+}{Re_{\mathsf{h}}} + \frac{1}{4 \pi Re} \frac{1}{\mathsf{hy}} \frac{1}$$

对于 $y^+ < y^+_{\text{Laminar}}$: $y^+ = u^+ = \frac{1}{Rey^+} \Rightarrow y^+ = \sqrt{Re}$

nutUWallFunction: 循环内迭代公式 (y^+) 迭代初值是 y^+ = 11.0

$$y_{\text{new}}^+ = \begin{cases} \sqrt{Re} & \text{if } y^+ \le y_{\text{Laminar}}^+ \\ \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)} & \text{if } y^+ > y_{\text{Laminar}}^+ \end{cases}$$

其中 $Re = \frac{u_1 y_1}{\nu}$

nutkWallFunction: (其中 $C_{\mu}=0.09$

$$y^+ = C_\mu^{0.25} y_1 \sqrt{k_1}/
u$$
 if $y^+ > y_{\text{Lamina}}^+$



对于
$$y^+ < y^+_{\text{Laminar}}$$
:
$$y^+ = u^+ = \frac{1}{Rey^+} \Rightarrow y^+ = \sqrt{Re}$$

nutUWallFunction: 循环内迭代公式 (y^+ 迭代初值是 $y_{laminar}^+ = 11.0$)

$$y_{\text{new}}^+ = \begin{cases} \sqrt{Re} & \text{if } y^+ \le y_{\text{Laminar}}^+ \\ \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)} & \text{if } y^+ > y_{\text{Laminar}}^+ \end{cases}$$

其中
$$Re = \frac{u_1 y_1}{v}$$

nutkWallFunction: (其中 $C_{\mu} = 0.09$)

$$y^{+} = C_{\mu}^{0.25} y_{1} \sqrt{k_{1}} / \nu$$
 if $y^{+} > y_{\text{Laminar}}^{+}$

对于
$$y^+ < y^+_{\text{Laminar}}$$
:
 $y^+ = u^+ = \frac{1}{Rey^+} \Rightarrow y^+ = \sqrt{Re}$

nutUWallFunction: 循环内迭代公式 (y^+ 迭代初值是 $y_{laminar}^+ = 11.0$)

$$y_{\text{new}}^+ = \begin{cases} \sqrt{Re} & \text{if } y^+ \le y_{\text{Laminar}}^+ \\ \frac{\kappa Re + y^+}{1 + \ln(Ey^+)} & \text{if } y^+ > y_{\text{Laminar}}^+ \end{cases}$$

其中
$$Re = \frac{u_1 y_1}{v_1}$$

nutkWallFunction: (其中 $C_n = 0.09$)

$$y^+ = C_{\mu}^{0.25} y_1 \sqrt{k_1} / \nu$$
 if $y^+ > y_{\text{Laminar}}^+$

$$y^{+} = u^{+} + \frac{1}{E} \left[e^{\kappa u^{+}} - 1 - \kappa u^{+} - \frac{(\kappa u^{+})^{2}}{2!} - \frac{(\kappa u^{+})^{3}}{3!} \right]$$

由 $u^+ = \frac{u_1}{u_\tau}$, $y^+ = \frac{u_\tau y_1}{\nu}$, 可得到 $f(u_\tau) = 0$, 用迭代法求出 u_τ (初值 $(\nu_t + \nu) \frac{u_1}{y_1}$)

$$u_t = \frac{u_\tau^2}{u_\tau/u_\tau} - u$$



$$y^{+} = u^{+} + \frac{1}{E} \left[e^{\kappa u^{+}} - 1 - \kappa u^{+} - \frac{(\kappa u^{+})^{2}}{2!} - \frac{(\kappa u^{+})^{3}}{3!} \right]$$

由 $u^+=\dfrac{u_1}{u_{\tau}},\ y^+=\dfrac{u_{\tau}y_1}{\nu}$,可得到 $f(u_{\tau})=0$,用迭代法求出 u_{τ} (初值 $(\nu_t+\nu)\dfrac{u_1}{y_1}$)

计算 ν_t

$$\nu_t = \frac{u_{\tau}^2}{u_1/v_1} -$$

$$y^{+} = u^{+} + \frac{1}{E} \left[e^{\kappa u^{+}} - 1 - \kappa u^{+} - \frac{(\kappa u^{+})^{2}}{2!} - \frac{(\kappa u^{+})^{3}}{3!} \right]$$

由 $u^+=\frac{u_1}{u_\tau},\ y^+=\frac{u_\tau y_1}{\nu}$,可得到 $f(u_\tau)=0$,用迭代法求出 u_τ (初值 $(\nu_t+\nu)\frac{u_1}{y_1}$)

计算
$$u_t$$

$$\nu_t = \frac{u_\tau^2}{u_1/u_1} - \nu$$



$$\epsilon_1 = \begin{cases} 2.0k_1\nu/y_1^2 & \text{if } y^+ \le y_{\text{Laminar}}^+ \\ \frac{C_{\mu}^{0.75}k_1^{1.5}}{\nu_t y_1} & \text{if } y^+ > y_{\text{Laminar}}^+ \end{cases}$$

omegaWallFunction

$$\omega_{Vis} = 6\nu/(\beta_1 y_1^2)$$

$$\omega_{Log} = u_*/(C_{\mu}^{0.5} \kappa y_1), \qquad u_* = \sqrt{C_{\mu}^{0.5} k_1}$$

▶ 如果blended=false:

$$\omega_1 = \begin{cases} \omega_{Vis} & \text{if } y^+ \leq y^+_{\text{Laminar}} \\ \omega_{Log} & \text{if } y^+ > y^+_{\text{Laminar}} \end{cases}$$

▶ 如果blended=true

$$\omega_1 = \alpha \omega_{Vis} + (1 - \alpha) \omega_{Log}$$

其中 $\alpha = e^{-Re_y/11}$, $Re_y = y_1 \sqrt{k_1/\nu}$



omegaWallFunction

$$\omega_{Vis} = 6\nu/(\beta_1 y_1^2)$$

$$\omega_{Log} = u_*/(C_{\mu}^{0.5} \kappa y_1), \qquad u_* = \sqrt{C_{\mu}^{0.5} k_1}$$

▶ 如果blended=false:

$$\omega_1 = \begin{cases} \omega_{\mathit{Vis}} & \text{if } y^+ \leq y^+_{\mathsf{Laminar}} \\ \omega_{\mathit{Log}} & \text{if } y^+ > y^+_{\mathsf{Laminar}} \end{cases}$$

▶ 如果blended=true:

$$\omega_1 = \alpha \omega_{Vis} + (1 - \alpha) \omega_{Log}$$

其中
$$\alpha = e^{-Re_y/11}$$
, $Re_y = y_1 \sqrt{k_1/\nu}$



近壁网格尺寸

一般有两种策略

- ▶ 求解粘性层 (viscous sub-layer)
 - 计算包括整个边界层
 - 如果边壁效应比较重要, 比如关心反梯度、流动阻力等
 - 近壁第一层网格尺度 $y^+ \sim \mathcal{O}(1)$
 - 选择合适的低雷诺数湍流模型 (比如 $k-\omega$ SST)
- ▶ 采用壁面函数
 - 用 log-law 模拟边界层内部流动
 - 适合那些边壁效应不重要的问题
 - 理论上 $y^+ > 11$
 - 选择高雷诺数湍流模型

湍流模型和壁面函数完整的介绍可以参考官网

Thank you.

欢迎私下交流,请勿私自上传网络,谢谢!

