

LDENBURG Florian Börgel

Turbulenzmodelle

Universität Oldenburg Sommersemester 2016 30. Mai 2016

Gliederung

- Direct Numerical Simulation
- Reynold-Averaged Navier-Stokes Equation
- 3 Schließungsproblem der Turbulenz
- Transport Energy Equation
- \mathbf{k} - ϵ Model
- 6 Schließungs Problem der Turbulenz

DNS Verfahren

Die größten Wirbel in der Strömung haben den größten Anteil an dem Transport von Bewegung und Energie. Die größte Skala wird also durch

festgelegt. Die Größe der kleinsten Skala wird durch die Viskosität definiert. (Kinetische Energie wird in Wärme dissipiert)

$$\eta = (\frac{\nu^3}{\epsilon})^{1/4} \tag{2}$$

 ϵ - Dissipationsrate

 ν - Viskosität

Turbulente Längenskalen

$$\epsilon \sim \frac{U^3}{L}$$
 (3)

$$\epsilon \sim \frac{U^3}{L} \tag{3}$$

$$\eta = \frac{\nu^3 * L}{U^3} \tag{4}$$

Für 1D gilt also:

$$\frac{L}{\eta} = Re^{3/4} \tag{5}$$

(de Bruyn Kops: 8000*8000*8000)

Schließungsproblem der Turbulenz

Vereinfachungen:

$$\frac{\partial}{\partial t} = \partial_t, \quad \frac{\partial}{\partial x} = \partial_x, \quad \frac{\partial}{\partial x_i} = \partial_i$$
 (6)

$$\sum_{j=x,y,z} u_j \partial_j = u_j \partial_j \tag{7}$$

Schließungsproblem der Turbulenz

Reynolds-Averaged Navier-Stokes Equations (RANS)

$$\partial_t u_i + \partial_j u_j u_i = -\frac{1}{\rho} \partial_i p + \nu \partial_j^2 u_i \tag{8}$$

gemitteltep equation:

$$\partial_t \overline{u_i} + \partial_j \overline{u_j u_i} = -\frac{1}{\rho} \partial_i \overline{p} + \nu \partial_j^2 \overline{u_i}$$
 (9)

Reynolds Decomposition

$$u = \overline{u} + u' \tag{10}$$

Einsetzen:

$$\partial_t \overline{u_i} + \partial_t \overline{u_i'} + \partial_j (\overline{u_i * u_j} + \overline{u_i * u_j'} + \overline{u_i' * u_j'} + \overline{u_i' * u_j'})$$
(11)

$$= -\frac{1}{\rho} * \partial_i * (\overline{\overline{p} + p'}) + \nu * \partial_j^2 (\overline{u_i + u_i'})$$
 (12)

Es gilt $\overline{u'}, \overline{p'} = o$, daher:

$$\partial_t \bar{u}_i + \partial_j (\overline{u_i u_j} + \overline{u_i' u_j'}) = -\frac{1}{\rho} \partial_i \bar{p} + \nu * \partial_j^2 \bar{u}_i$$
 (13)

$$\partial_t u_i + \partial_j (\overline{u_i' u_j'}) = -\frac{1}{\rho} \partial_i \bar{p} + \partial_j (\nu \partial_j \bar{u}_i - \overline{u_i' u_j'}) \tag{14}$$

 $au_{ij,turb} = -\rho u_i' u_j' = \text{Reynold-Stress-Tensor}$

Wie kann man den Reynold-Stress-Term beschreiben? Auch als Transport-Gleichung?

$$\begin{split} &\partial_t \overline{u_i' u_j'} + u_k \partial_k \overline{u_i' u_j'} = \\ &- \overline{u_j' u_k'} \partial_k \bar{u_i} - \overline{u_j' u_k'} \partial_k \overline{u_j} - \partial_k \overline{u_i' u_j' u_k'} \\ &- \frac{1}{\rho} (\partial_i \overline{u_j' p'} + \partial_j \overline{u_i' p'}) + \frac{1}{\rho} (\overline{p' \partial_i u_j'} + \overline{p' \partial_j u_i'}) + \nu (\partial_k^2 \overline{u_j' u_i'} - 2 \overline{\partial_k u_i' \partial_k u_j'}) \end{split}$$

Umformen:

$$\begin{split} &\partial_{t}\overline{u_{i}^{'}u_{j}^{'}}+u_{k}\partial_{k}\overline{u_{i}^{'}u_{j}^{'}}=\\ &-\overline{u_{j}^{'}u_{k}^{'}}\partial_{k}\bar{u_{i}}-\overline{u_{i}^{'}u_{k}^{'}}\partial_{k}\overline{u_{j}}-2\nu\overline{\partial_{k}u_{i}^{'}}\partial_{k}u_{j}^{'}\\ &+\overline{\frac{p^{'}}{\rho}(\partial_{i}u_{j}^{'}+\partial_{j}u_{i}^{'})}+\partial_{k}(\nu\partial_{k}\overline{u_{j}^{'}u_{i}^{'}}-\overline{u_{i}^{'}u_{j}^{'}u_{k}^{'}}-\frac{1}{\rho}(\partial_{i}\overline{u_{j}^{'}p^{'}}+\partial_{j}\overline{u_{i}^{'}p^{'}})) \end{split}$$

Mit dieser Transportgleichung, kann nun die Transportgleichung für die turbulente kinetische Energie aufgestellt werden.

Diese ist definiert als: $\overline{k} = \frac{1}{2}u_j^{'2}$ Setzt man nun in der Transport-Gleichung: i = j erhält man:

$$\begin{split} &\partial_t \overline{k} + \overline{u_k} \partial_k \overline{k} = - \overline{u_j' u_{k'}'} \partial_k \overline{u_j} - \overline{u_j' u_{k'}'} \partial_k \overline{u_j} - 2\nu \overline{\partial_k u_j' \partial_k u_j'} \\ + & \overline{\frac{\rho'}{\rho} (\partial_j u_j' + \partial_j u_j')} + \partial_k (\nu \partial_k \overline{k} - \overline{k u_k'} - \frac{\mathbf{1}}{\rho} (\partial_j \overline{u_j' \rho'} + \partial_j \overline{u_j' \rho'})) \end{split}$$

$$\partial_t \overline{k} + \overline{u_k} \partial_k \overline{k} = -$$

Turbulenz Modelle:

Die bisherigen Gleichungen sind nicht geschlossen. Deshalb wird der Reynold-Stress-Tensor modelliert.

$$\overline{u_i'u_j'} = \nu_t(\partial_j \bar{u}_i + \partial_i \bar{u}_j) - \frac{2}{3} \overline{k} \delta_{ij}$$

 u_t ist die Wirbelviskosität (Analog zur Idee vom molekularen shear stress)

Turbulenz Modelle Es gibt verschiedene Modelle um das Problem zu lösen.

Prandtl mixing-length:
$$\nu_t = I_m^2 \overline{S_{ij}}$$

TKE Modelle: e.g Prandtl-Kolmogorov:
$$\nu_t = C_\mu l_{pk} \sqrt{k}$$

k-
$$\epsilon$$
-Modell $u_t = C_\mu rac{k^2}{\epsilon}$

Prandtl mixing-length:

$$\nu_t = I_m^2 \overline{S_{ij}}, \quad \overline{S_{ij}} = \frac{1}{2} (\partial_i \overline{u_j} + \partial_j \overline{u_i})$$
 (15)

- Based on dimensional analysis
- Empirical methods for determining I_m
- Assumption $I_m = \text{const.}$

k-*ϵ*-Modell

$$\nu_t = C_\mu \frac{k^2}{\epsilon} \tag{16}$$

Ende

Vielen Dank für Ihre Aufmerksamkeit! Haben Sie Fragen?

