

Tutorenprogramm - Strömungsmechanik I  
 Wintersemester 2013/14  
 Turbulente Rohrströmungen - Musterlösung

1. Aufgabe

1.  $f = \bar{f} + f'$  mit  $\bar{f}$  : zeitl. gem. Größe;  $f'$  : Schwankungsgröße

2. Konti.-Gl.:

$$\frac{\partial(\bar{u} + u')}{\partial x} + \frac{\partial(\bar{v} + v')}{\partial y} = 0 \quad \Rightarrow \quad \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} = 0$$

Impulsgleichung:

$$\begin{aligned} \rho \left[ \frac{\partial}{\partial x} [(\bar{u} + u')(\bar{u} + u')] + \frac{\partial}{\partial y} [(\bar{u} + u')(\bar{v} + v')] \right] = \\ = -\frac{\partial}{\partial x} (\bar{p} + p') + \eta \left[ \frac{\partial^2 (\bar{u} + u')}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 (\bar{u} + u')}{\partial y^2} \right] \end{aligned}$$

$$\rho \left[ \frac{\partial}{\partial x} [(\bar{u}\bar{u} + \overline{u'u'})] + \frac{\partial}{\partial y} [(\bar{u}\bar{v} + \overline{u'v'})] \right] = -\frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \eta \left[ \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2} \right]$$

$$\rho \left[ \bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial (\overline{u'u'})}{\partial x} + \bar{u} \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \frac{\partial (\overline{u'v'})}{\partial y} \right] = -\frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \eta \left[ \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2} \right]$$

mit Konti:  $\bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{u} \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} = \bar{u} \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} \right] = 0$

$$\rho \left[ \bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} \right] = -\frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left[ \eta \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} - \rho (\overline{u'u'}) \right] + \frac{\partial}{\partial y} \left[ \eta \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} - \rho (\overline{u'v'}) \right]$$

3.  $\tau_{ges} = \tau_t + \tau_l = -\rho \overline{u'v'} + \eta \frac{d\bar{u}}{dy}$

$\tau_t$  : turbulente bzw. scheinbare Schubspannung

$\tau_l$  : laminare bzw. molekulare Schubspannung

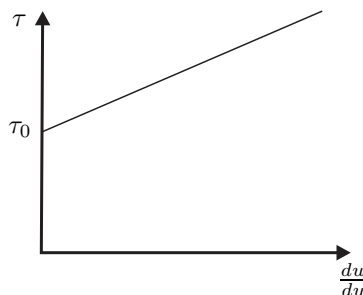
4. Ja, mit dem Ansatz von Boussinesq.

Die 'neue', scheinbare Viskosität ist keine reine Stoffgröße, sondern neben den Fluideigenschaften auch von den Strömungsbedingungen abhängig.

Quelle: Herbst 2011

## 2. Aufgabe

1. inkompressible, reibungsfreie, stationäre Strömung entlang einer Stromlinie.
2. Das Bingham-Fluid ist weder Fluid noch Festkörper. Sie verträgt ohne in Bewegung zu geraten eine endliche Schubspannung  $\tau_0$ , sodass sie nicht als Fluid angesehen werden kann. Wird  $\tau_0$  überschritten, strömt sie wie ein Fluid.



3. Die turbulente Schubspannung setzt sich aus dem molekularen oder laminaren  $\tau_l$  und dem turbulenten Anteil  $\tau_t$  zusammen:

$$\tau = \tau_t + \tau_l = -\overline{\rho u'v'} + \eta \frac{d\bar{u}}{dy} = \eta_t \frac{d\bar{u}}{dy} + \eta \frac{d\bar{u}}{dy} = \rho l^2 \left| \frac{d\bar{u}}{dy} \right| \frac{d\bar{u}}{dy} + \eta \frac{d\bar{u}}{dy}$$

4. Der Mischungsweg ist die Strecke in Richtung der Normalen, die ein Turbulenzballen mit seiner Geschwindigkeit zurücklegen muss, damit die Differenz zwischen seiner Geschwindigkeit und der Geschwindigkeit der neuen Schicht der gemittelten absoluten Schwankungsgrösse entspricht.
5. Das Moody-Diagramm stellt den Zusammenhang zwischen dem Rohrreibungskoeffizienten, der Reynoldszahl und der relativen Wandrauhigkeit dar.

$$\begin{aligned} 6. \quad \overline{fg} &= \frac{1}{T} \int_T f g dt = \frac{1}{T} \int_T (\bar{f} + f')(\bar{g} + g') dt \\ &= \frac{1}{T} \int_T (\bar{f}\bar{g} + f'\bar{g} + \bar{f}g' + f'g') dt \\ &= \bar{f}\bar{g} + \bar{g} \frac{1}{T} \int_T f' dt + \bar{f} \int_T g' dt + \overline{f'g'} \\ &= \bar{f}\bar{g} + \overline{f'g'} \end{aligned}$$

Quelle: Herbst 2013