Ventilator) ist die Dichteänderung gering und daher näherungsweise vernachlässigbar.

Luft, 20 °C; 1 bar: Aus Tafel 14 g = 1.19 kg/m3

a) Aus Durchfluß mit $\dot{V} = 18000/3600 = 5 \text{ m}^3/\text{s wird}$:

$$\frac{c_{zu}}{D_{(a)}^2 \cdot \pi/4} = \frac{5}{0.6^2 \cdot \pi/4} \left[\frac{m^3/s}{m^2} \right] = \frac{17.68 \text{ m/s}}{1000 \text{ m/s}}$$

b) Nach Gl. (2-55):

$$\underline{K_N} = 1 - \sqrt[3]{N} = 1 - (D_{(i)}/D_{(a)})^2 = 1 - (400/600)^2 = 0.56$$

c) Gemäß GI. (2-126) mit GI. (2-127):

$$c_{SM} = \frac{\dot{V}}{(D_{(a)}^2 - D_{(b)}^2) \cdot \pi/4} = \frac{\dot{V}}{\kappa_N \cdot D_{(a)}^2 \cdot \pi/4} = \frac{c_{Zu}}{\kappa_N} = \frac{17.68}{0.56} \left[\frac{m}{s} \right]$$

$$c_{SM} = 31.57 \text{ m/s}$$

a)
$$Y_{sch \infty} = Y_{sch} / k_M = \Delta Y / (\gamma_{sch} \cdot k_M)$$
 nach Gl. (3-53):
Mit $\Delta Y = Y / i = Y$, do einstufig, also $i = 1$ (Gl.3-57)
 $Y = \frac{\Delta p_{stat}}{3} + \frac{c^2}{2} = \frac{p_D - p_S}{g} + \frac{c_{zu}^2}{2}$ (Gl.3-59 and 3-60)
 $p_D = \overline{\Pi} \cdot p_S = \overline{\Pi} \cdot p_b = 1,015 \cdot 1.10^5 Pa = 1,015 \cdot 10^5 Pa$
 $Y = (\overline{\Pi} - 1) p/g + c_{zu}^2 / 2 = (1,015 - 1) \frac{10^5}{1,19} \left[\frac{p_0}{k_g lm^3} \right] + \frac{17.68}{2} \left[\frac{m^2}{s^2} \right]$
 $Y = 1417 m^2/s^2$

75ch = 0,85 erwartet

$$\rho = 4' \cdot r_2^2 / (z \cdot 5)$$
 Gl. (3-31) Hierbei
 $5 = e \cdot r_2$ (lt. Gl. 3-36) eingesetzt :

$$p = \frac{\gamma' \cdot r_2}{(z \cdot e)} = \frac{\gamma' \cdot r}{(z \cdot e)}$$

$$4' = (1...12) \cdot (1 + \beta_2^{\circ}/60)$$
 nach GI. (3-42)
vorerst geschätzt $\beta_2 = 30^{\circ}$. Damit

Schaufeln so ausgeführt, daß Minderleistungsfaktor k, entlang aller Flutlinien gleich groß, also

$$k_{M} = k_{M,(a)} = k_{M,(m)} = k_{M,(i)}$$
 we shalb auch
 $p = p_{(a)} = p_{(m)} = p_{(i)}$

Mit
$$r = r_{(m)} = (r_{(a)} + r_{(i)})/2 = (D_{(a)} + D_{(i)})/4$$

 $r = (600 + 400)/4$ mm = 250 mm wird

 $p = (1,5...1,8) \cdot 250/(5 \cdot 120) = 0,63...0,75$

p = 0,69 (Mittelwert). Damit angenommen:

$$k_M = 1/(1 + 0.69) = 0.59$$
 (vergleiche Gl. 3-30)

Eingesetzt, ergibt:

$$Y_{Sch\infty} = 1417/(0.85.0.59) [m^2/s^2] = 2826 m^2/s^2$$

e) Tabellarische Auswertung bei drallfreier Zuströmung (a4 = 90 0), mit (x) = (i); (m); (a).

Größe Flutlinie	innen (२)	mitten (m)	auβen (α)	Dim.
$u_{(x)} = D_{(x)} \cdot \pi \cdot n$	75,40	94,25	113,10	m/s
c _{m,(x)} = c _{1m} = c _{2m} = c _{5M}	-	31,57-	-	mls
$\beta_{1,(x)} = \arctan(c_{m,(x)}/u_{(x)})$	22,72	18,52	15,60	0
Cu,(x) = Yschoo/u(x)	37,48	29,98	24,99	m/s
$\beta_{2,(x)} = \arctan \frac{c_{m,(x)}}{u_{(x)} - c_{u,(x)}}$	39,78	26,16	19,70	0

f)
$$T = t/(t-\sigma)$$
 G1. (2-59)
Mit $t = D \cdot \pi/z$ G1. (2-62)
 $\sigma = s/\sin\beta$ G1. (2-65)

Saugkante (Index 1)

$$\sigma'_1 = s_1/\sin\beta_1 = s/\sin\beta_1 = 2/\sin 18.52$$
 [mm] = 6.3 mm
 $t_1 = t = D \cdot \pi/z = 500 \cdot \pi/5$ [mm] = 314.2 mm
 $\tau_1 = 314.2/(314.1 - 6.3) = 1.02 \approx 1$

Druckkante (Index 2)

$$G_2 = s_2/\sin\beta_2 = s/\sin\beta_2 = 2/\sin 39.78$$
 [mm] = 3.13 mm
 $G_2 = 314.2/(314.1 - 3.13) = 1.01 \approx 1$

Vernachlässigen der Schaufelverengung somit berechtigt.

g)
$$P_e = \dot{m} \cdot Y_e = g \cdot \dot{V} \cdot Y / \gamma_e$$
 Mit geschätzt $\gamma_e = 0.8$
 $P_e = 1.19 \cdot 5 \cdot 1417 / 0.8 \left[kg/m^3 \cdot m^3 / s \cdot m^2 / s^2 \right]$
 $P_e = 10539 \left[kg \cdot m^2 / s^2 \right] \approx 10540 \text{ W} \approx 10.5 \text{ kW}$

h)
$$O' = \varphi^{1/2}/\varphi^{3/4}$$
 lt. Gl. (4-85). Hierbei nach

G1. (4-53)
$$\varphi = \dot{V}/(u_2 \cdot D_2^2 \cdot \pi/4)$$

G1. (4-51)
$$\Psi = \Delta Y/(u_2^2/2)$$

Mit den Werten in Radmitte, also Flutlinie (m)

$$\varphi = 5/(94,25.0,5^2\pi/4) \left[(m^3/s)/(m/s \cdot m^2) \right] = 0.27$$

$$\Psi = 1417/(94.25^2/2) \left[(m^2/s^2)/(m^2/s^2) \right] = 0.32$$

$$\sigma' = 0.27^{1/2}/0.32^{3/4} = 1.22$$

$$n_y = n \cdot \dot{V}^{1/2} / \Delta Y^{3/4} = 60 \cdot 5^{1/2} / 1417^{3/4} = 0.58$$

Hierzu lt. Bild 4-5: $\eta_{\rm e}$ = 0,89 (größer als geschätzt!)