a)
$$\eta_A = 1/W_A$$
 mit
$$W_A = 8700 \frac{kJ}{kWh} \cdot \frac{1 \text{ h}}{3600 \text{ s}} = 2,417 \frac{kJ}{kWs} = 2,417$$
 $\eta_A = 1/2,417 = 0,41 \text{ (sehr hoch!)}$

b)
$$\dot{m}_{Br} = \frac{P_A \cdot W_A}{H_U} = \frac{800 \cdot 10^3 \cdot 8700}{7500} \left[\frac{kW \cdot kJ/kWh}{kJ/kg} \right]$$

 $\dot{m}_{Br} = 928 \cdot 10^3 \text{ kg/h} = 928 \text{ t/h}$
 $\dot{m}_{Br} = 928 \text{ [t/h]} \cdot 24 \text{ [h/d]} = 22272 \text{ t/d}$

c) Nach Unterabschnitt 11.3.1.7

Kühlwasser
$$\approx 55$$
 fachen Dampfbedarf $\dot{m}_{Wa} = 55 \cdot \dot{m}_{Da} = 55 \cdot 3600$ [t/h] = 198000 t/h $\dot{v}_{Wa} = 198000$ m³/h = 55 m³/s

Luftbedarf Theoretisch
$$m_{Lu,0} = 14.5 \text{ kgLu/kgBr}$$
Bei angen. Luftüberschußzahl $\lambda = 1.2$
 $m_{Lu} = \lambda \cdot m_{Lu,0} = 1.2 \cdot 14.5 = 17.4 \text{ kgLu/kgBr}$
 $= 17.4 \text{ tLu/tBr}$
 $\dot{m}_{Lu} = m_{Lu} \cdot \dot{m}_{Br} = 17.4 \cdot 928 \text{ [t/h]} = 16150 \text{ t/h}$
Bei $g_{Lu} \approx 1.2 \text{ kg/m}^3 \text{ (Wert bei 20 °C; 1 bar)}$
 $\dot{v}_{Lu} = \dot{m}_{Lu}/g_{Lu} = (16.15 \cdot 10^6)/1.2 \text{ [(kg/h)/(kg/m}^3)]}$
 $\approx \overline{13.5 \cdot 10^6 \text{ m}^3/h}$