

Protokoll Prozesstechnik

Verdunstungskühlung am Kühlturm

Teilnehmer:

Maximilian Köhler Roman-Luca Zank

Protokollführer: Roman-Luca Zank

Datum der Versuchsdurchführung: 27.10.2020

Abgabe: 20.11.2020

1 Einleitung und Versuchsziel

Im folgenden Versuch wird die Verdunstungskühlung von Wasser anhand eines Kühlturms untersucht. Der Versuchsstand stellt dabei die Kühlung von Kühlwasser mittels warmer Sommerluft dar. Ziel ist es hierbei den Massen- bzw. den Volumenstrom der zu geführten, warmen Luft über Wärme- und Stoffbilanzen zu bestimmen, sowie die Dokumentation der Messwerte in ein Mollier-Diagramm. Zusätzlich werden ein Fließbild der Anlage und eine Einschätzung über die Effektivität des Prozesses zu gefordert.

2 Theoretische Grundlagen

Grundlage für den Versuch am Kühlturm stellt die Kopplung von Wärme- und Stoffübergang zwischen warmen Kühlwasser und der zugeführten warmen Luft dar.

Zu Beginn des Versuches sind dabei die Wärmeverluste durch die Leitung des Kühlwassers ohne Luftstrom zu betrachten. Die Berechnung der Verlustwärme \dot{Q}_V erfolgt in diesem Versuch über die Wärmekapazität des Wassers $c_{P_{\rm H_2O}}$, der Temperaturdifferenz des Wassers zwischen Eintritt $T_{\alpha,{\rm H_2O},V}$ und Austritt $T_{\omega,{\rm H_2O},V}$ des Bilanzraumes, sowie dem Massenstrom des Wassers.

$$\dot{Q}_V = \dot{m}_{\mathrm{H_2O}} \cdot c_{P_{\mathrm{H_2O}}} \cdot (T_{\alpha,\mathrm{H_2O},V} - T_{\omega,\mathrm{H_2O},V}) \tag{1}$$

Nach Ermittlung der Verlustwärme kann nun mit der Gesamtwärme $\dot{Q}_{\rm ges}$ des jeweiligen laufenden Prozesses mit warmer Luft, die nutzbare Wärme $\dot{Q}_{\rm Nutz}$ berechnet werden. Wichtig ist dabei, dass die Wassertemperatur und der Massenstrom des Wassers nahezu konstant gehalten werden mussten.

$$\dot{Q}_{ges} = \dot{Q}_{Nutz} + \dot{Q}_{V}
\dot{Q}_{Nutz} = \dot{Q}_{ges} - \dot{Q}_{V}$$
(2)

$$\dot{Q}_{\text{Nutz}} = \dot{m}_{\text{H}_2\text{O}} \cdot c_{P_{\text{H}_2\text{O}}} \cdot (T_{\alpha,\text{H}_2\text{O},\text{ges}} - T_{\omega,\text{H}_2\text{O},\text{ges}}) - \dot{m} \cdot c_{P_{\text{H}_2\text{O}}} \cdot (T_{\alpha,\text{H}_2\text{O},V} - T_{\omega,\text{H}_2\text{O},V})
= \dot{m}_{\text{H}_2\text{O}} \cdot c_{P_{\text{H}_2\text{O}}} \cdot (T_{\alpha,\text{H}_2\text{O},\text{ges}} - T_{\omega,\text{H}_2\text{O},\text{ges}} - T_{\alpha,\text{H}_2\text{O},V} + T_{\omega,\text{H}_2\text{O},V})
= \dot{m}_{\text{H}_2\text{O}} \cdot c_{P_{\text{H}_2\text{O}}} \cdot (\Delta T_{\text{H}_2\text{O},\text{ges}} - \Delta T_{\text{H}_2\text{O},V})$$
(3)

Ausgehend von der MERKEL'schen Hauptgleichung lässt sich nun eine vereinfachte Energiebilanz zwischen dem Kühlwasser und der warmen Luft aufstellen. Diese vereinfachte Form gilt unter der Annahme, dass die Verdunstungsmenge an Wasser im Vergleich zur Kühlwassermenge vernachlässigbar ist.

$$\dot{Q}_{L} = \dot{Q}_{\text{Nutz}}
\dot{m}_{L} \cdot (h_{L2} - h_{L1}) = \dot{m}_{\text{H}_{2}\text{O}} \cdot c_{P_{\text{H}_{2}\text{O}}} \cdot (T_{\omega,\text{H}_{2}\text{O}} - T_{\alpha,\text{H}_{2}\text{O}})
\dot{m}_{L} \cdot (h_{L2} - h_{L1}) = \dot{m}_{\text{H}_{2}\text{O}} \cdot c_{P_{\text{H}_{2}\text{O}}} \cdot (\Delta T_{\text{H}_{2}\text{O},\text{ges}} - \Delta T_{\text{H}_{2}\text{O},V})$$
(4)

Umgeformt führt diese Gleichung zum Massenstrom der Luft. Die benötigten spezifischen Enthalpien der feuchten Luft lassen sich mit dem Mollier-Diagramm bestimmen.

$$\dot{m}_L = \frac{\dot{Q}_{\text{Nutz}}}{h_{L2} - h_{L1}} = \frac{\dot{m}_{\text{H}_2\text{O}} \cdot c_{P_{\text{H}_2\text{O}}} \cdot (\Delta T_{\text{H}_2\text{O},\text{ges}} - \Delta T_{\text{H}_2\text{O},V})}{h_{L2} - h_{L1}}$$
(5)

Um den geforderten Volumenstrom zu bestimmen ist zusätzlich eine Berechnung der Dichte für die entsprechenden Messreihen notwendig. In diesem Fall erfolgt die Bestimmung über den Sättigungsdampfdruck über Wasser durch die Magnus-Formel und der Gaskonstante für feuchte Luft.

Magnus-Formel:

$$E [Pa] = 6,112 \cdot 10^{2} Pa \cdot \exp^{\frac{17,62 \cdot T_{L} [\circ c]}{243,12 \circ c + T_{L} [\circ c]}}$$
 (6)

allgemeine Gaskonstante der feuchten Luft:

$$R_f \left[\frac{\mathbf{J}}{\mathrm{kg \cdot K}} \right] = \frac{R_t}{1 - \varphi \cdot \frac{E}{p} \cdot \left(1 - \frac{R_t}{R_d} \right)} \tag{7}$$

p... Luftdruck der Umgebung

 $R_t \dots$ allgemeine Gaskonstante der trockenen Luft $R_t = 287,058 \frac{J}{\text{kg} \cdot \text{K}}$

 $R_d\dots$ allgemeine Gaskonstante von Wasserdamp
f $R_d=461{,}523\,\frac{\mathrm{J}}{\mathrm{kg}\cdot\mathrm{K}}$

Ideale Gasgleichung für Luftdichte:

$$p \cdot V_L = m_L \cdot R_f \cdot T_L [K]$$
 $(\rho = \frac{m}{V})$

$$\rho_L = \frac{p}{R_f \cdot T_L [K]} \tag{8}$$

Mit der berechneten Luftdichte und dem Massenstrom lässt sich nun berechnen welchen Volumenstrom die durch den Kühlturm strömende Luft hat:

$$\dot{V}_L = \dot{m} \cdot \rho_L \tag{9}$$

3 Versuchsdurchführung

Versuchsaufbau

Der Versuchsaufbau ist schematisch in Abb. 1 als Verfahrensfließbild dargestellt. Zu beachten ist, dass die Regelung für den Heizlüfter in dieser Darstellung nicht aufgeführt ist.

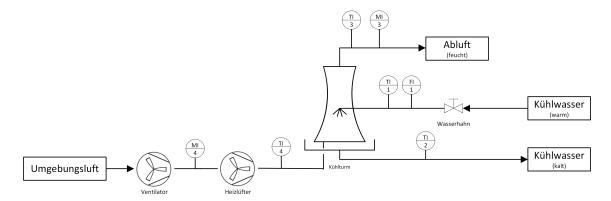


Abb. 1: Verfahrensfließbild des Versuchsaufbaus

4 Ergebnisse

Tab. 1: Versuchsreihe 1

							Leit	Leitungsverluste	luste							
Temperatur Eingang	ာ့		26,5											Dichte für T Ein	kg m ³	995,9
Temperatur Ausgang	ပ္		28,3											Volumenstrom	미대	105,3
Temperatur Differenz	ပ		6,0											Massestrom	s kg	0,029
Volumenstrom (für 15°C)	니ㅁ		105,0											Wärmeverlust Leitung	M	109,6
Dichte (für 15°C)	A NE		999,1													
									-5	-5 K, 0 K, +5 K	+5 K					
		Lu	Lufteingang	lg.	V	Mischluft		L	Luftausgang	lg.	Wa	Wassereingang	1g	Wasserausgang	ang	
Temperatur	သ	21,9	22,1	22,3	26,3	32,0	36,80	23,62	25,18	26,44	30,9	30,0	30,8	20,2	21,3	22,4
relative Luftfeuchte	%	44	44,1	44,8	33,8	24,6	19,40	88,2	82,2	81,1	1	,	1	1	ı	ı
absolute Luftfeuchte	20 X	7,2	7,3	2,2	7,2	7,3	7,50	16,2	16,6	26,44	1	,	1	1	1	,
Enthalpie	김%	40,4	40,7	41,5	44,9	50,9	56,4	65,1	2,29	71,7	1	1		1	ı	1
Temperaturdifferenz Wasser	X	ı	1	,	1	1	1	1	1	1	14,9	9,3	8,4	10,7	9,3	8,4
Wärmekapazität	kJ kg·K	1	1	1	1	1	ı	1	1	1	4,18	4,18	4,18	4,18	4,18	4,18
Wärmeabgabe Wasser	\otimes	1	1	ı	,	1	ı	1	1	1	1303,4	1132,8	1023,2	1303,4	1132,8	1023,2
Nutzwärme Wasser	\bowtie	'	1	1	1	1	1	1	1	1	1193,7	1023,2	913,6	1193,7	1023,2	913,6
Sättigungsdampfdruck	Pa	1	1	,	3413,3	4745,0	6197,2	2909,4	3194,1	3441,6	1	1	1	1	1	
universelle Gaskonstante	J kg·K	'	1	1	288,3	288,3	288,4	289,8	289,9	290,1	ı	ı	ı	1	ı	ı
Dichte	kg En	,	-	,	1,17	1,15	1,13	1,18	1,17	1,17				995,9		
Massenstrom	kg s					0,06								0,029		
Volumenstrom	m ₃	1	1	,	181	190	190	181	187	184				105,3		

Tab. 2: Versuchsreihe 2

							Leitı	Leitungsverluste	luste							
Temperatur Eingang	ွ		8,22											Dichte für T Ein	kg m ³	995,9
Temperatur Ausgang	ွ		36,7											Volumenstrom	니ㅁ	105,3
Temperatur Differenz	ပ္		1,1											Massestrom	s s	0,029
Volumenstrom (für 15°C)	기년		105,0											Wärmeverlust Leitung	M	134,0
Dichte (für 15°C)	m ³ g		999,1													
									-5	-5 K, 0 K, +5 K	+5 K					
		Luf	Lufteingang	ρύ	N	Mischluft		Lu	Luftausgang	ēΰ	Wa	Wassereingang	ng	Wasserausgang	ang	
Temperatur	သ့	22,5	22,4	22,6	34,0	38,4	43,6	27,5	28,8	29,9	37,8	37,5	36,8	22,9	23,3	24,1
relative Luftfeuchte	%	41,3	42,5	42,5	21,1	17,0	13,1	86,0	82,9	78,8	1	1	1	ı	1	1
absolute Luftfeuchte	20 \frac{7}{2}	0,2	7,2	7,2	7,0	7,2	7,2	20,1	20,8	21,1	1	1	1	ı	1	1
Enthalpie	沼%	40,4	40,9	41,2	52,2	57,2	62,7	0,62	82,2	84,3	ı	ı	1	ı	1	ı
Temperaturdifferenz Wasser	X	1	1	1	1	1	1	1	1	1	14,9	14,2	8,4	14,9	14,2	8,4
Wärmekapazität	kg · K	1	ı	,	1	1	1	1	1	1	4,18	4,18	4,18	4,18	4,18	4,18
Wärmeabgabe Wasser	\otimes	1	ı	1	1	1	1	1	ı	1	1815,0	1729,7	1023,2	1815,0	1729,7	1023,2
Nutzwärme Wasser	M	1		-	1	-	1	1	1	1	1681,0	1595,7	889,2	1681,0	1595,7	889,2
Sättigungsdampfdruck	Pa	-	-	1	$5309,4$ ϵ	6760,4	6197,2	3471,2	3948,3	3441,6	1	1	1	ı	1	1
universelle Gaskonstante	$\frac{\mathrm{J}}{\mathrm{kg}\cdot\mathrm{K}}$	ı	1	1	288,3	288,3	288,4	290,5	290,6	290,1	1	1	1	1	1	1
Dichte	$\frac{kg}{m^3}$	1	ı	1	1,14	1,13	1,13	1,16	1,15	1,17				995,9		
Massenstrom	kg s	90,0	0,00	0,04	90,0	0,06	0,04	0,06	0,06	0,04				0,029		
Volumenstrom	$\frac{m^3}{h}$				197	204	131	195	199	127	ì	·	·	105,3		

Tab. 3: Versuchsreihe 3

							Leiti	Leitungsverluste	luste							
Temperatur Eingang	ွ		42,6											Dichte für T Ein	n kg	995,9
Temperatur Ausgang	ပ္		40,6											Volumenstrom	미묘	105,3
Temperatur Differenz	ပ္		2,0											Massestrom	kg s	0,029
Volumenstrom (für 15°C)	디디		105,0											Wärmeverlust Leitung	M	243,6
Dichte (für 15°C)	N E		999,1													
									-5	-5 K, 0 K, +5 K	+5 K					
		Lu	Lufteingang	1g		Mischluft		L.	Luftausgang	g g	Wa	Wassereingang	ng	Wasserausgang	gang	
Temperatur	ပ္	22,3	22,4	22,8	38,8	44,0	48,9	30,1	31,6	32,4	34,1	42,0	41,9	24,7	25,2	27,6
relative Luftfeuchte	%	42,8	42,9	42,7	17,3	12,8	10,1	87,5	83,8	0,08	1	1	1	1	1	1
absolute Luftfeuchte	삐졌	7,4	7,2	7,3	7,4	7,2	7,3	23,8	24,8	24,8	1	1	ı	ı	1	1
Enthalpie	지정	42,0	41,1	41,7	58,3	63,1	68,4	91,3	95,4	96,5	1	ı	1	ı	1	1
Temperaturdifferenz Wasser	X	1	1	,	1	1	1	1	1	1	18,4	16,8	14,3	18,4	16,8	14,3
Wärmekapazität	kJ kg·K	1	1	,	1	1	1	1	ı	1	4,18	4,18	4,18	4,18	4,18	4,18
Wärmeabgabe Wasser	\geq	ı	1	1	1	1	1	1	1	1	2241,3	2046,4	1741,9	2241,3	2046,4	1741,9
Nutzwärme Wasser	M	ı	,	1	ı	1	1	1	ı	ı	1997,7	1802,8	1498,3	1997,7	1802,8	1498,3
Sättigungsdampfdruck	Pa	1	1	,	6,2069	9096,3	11683,9	4260,5	4630,8	4842,6	-	-	1	ı	1	
universelle Gaskonstante	kg·K	1	,	1	288,3	288,7	288,3	291,1	291,2	291,3	ı	ı	1	ı	ı	1
Dichte	h m ₃ g	1	ı	,	1,13	1,11	1,09	1,15	1,14	1,14				995,9		
Massenstrom	s kg	90,0	90,0	0,05	90,0	90,0	0,05	90,0	90,0	0,05				0,029		
Volumenstrom	p m³	1	ı	,	193	182	178	190	176	170				105,3		

- 5 Diskussion der Ergebnisse
- 6 Fehlerbetrachtung

Literatur