

Příloha 4/A

Podpisy zdrojů 2009

Lokalita

Střední Čechy

Vzduchotechnické parametry při měření

Technologie – obalovna živičných směsí

Zdroj :	Technologie - obalovna		
Datum :	19.červen 2009	Místo :	Mezi komínem a TF
Atmosférický tlak	p_a	96300	Pa
Teplota okolí	t_a	19.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	0.800	m
	B	0.800	m
Průřez potrubí	S	0.64	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	70.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	343.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-2100	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	94200	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.8979	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2133	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.1558	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	54.4	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	17.6	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	11.29	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		40659	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	8.36	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		30089	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	7.00	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		25201	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Technologie – slévárna

Zdroj :	Technologie - slévárna		
Datum :	14.červenec 2009	Místo :	za TF
Atmosférický tlak	p_a	99400	Pa
Teplota okolí	t_a	22.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	1.500	m
	B	2.650	m
Průřez potrubí	S	3.98	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	29.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	302.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	80	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99480	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	1.1359	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2798	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0221	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	22.1	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	4.7	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	18.86	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		67910	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	16.74	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		60274	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	16.30	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		58662	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Technologie – vápenka

Zdroj :	Technologie - vápenka		
Datum :	17.zář 2009	Místo :	pec Maerz
Atmosférický tlak	p_a	97700	Pa
Teplota okolí	t_a	20.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	1.000	m
	B	2.000	m
Průřez potrubí	S	2.00	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	147.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	420.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-2400	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	95300	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.7730	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2642	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0500	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	34.8	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	16.4	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	32.79	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		118048	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	20.05	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		72182	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	18.88	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		67954	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Technologie – energetický zdroj HU + odsíření

Zdroj :	Technologie - energetický zdroj HU + odsíření		
Datum :	30.zář 2009	Místo :	K4
Atmosférický tlak	p_a	100100	Pa
Teplota okolí	t_a	17.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	5.200	m
	B		m
Průřez potrubí	S	21.24	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	95.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	368.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-200	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99900	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.9014	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2323	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.1134	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	50.0	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	6.1	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	129.84	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		467440	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	94.98	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		341941	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	83.23	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		299643	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Technologie – energetický zdroj TTO

Zdroj :	Energetický zdroj TTO		
Datum :	19.listopad 2009	Místo :	K3
Atmosférický tlak	p_a	97200	Pa
Teplota okolí	t_a	16.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	0.500	m
	B	0.500	m
Průřez potrubí	S	0.25	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	192.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	465.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-200	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97000	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.7098	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2626	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0530	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	36.2	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	9.3	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	2.32	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		8354	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	1.30	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		4696	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	1.22	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		4405	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$