

Příloha 4/B

Podpisy zdrojů 2009

*Lokální
topeniště*

Vzduchotechnické parametry při měření

Lokální topeniště – kachlová kamna – měkké dřevo – fáze 1

Zdroj :	Kachlová kamna		
Datum :	14.prosinec 2009	Místo :	Říčany
Atmosférický tlak	p_a	99900	Pa
Teplota okolí	t_a	1.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	0.140	m
	B		m
Průřez potrubí	S	0.02	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	80.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	353.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	10	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99910	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.9611	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2602	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0573	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	38.1	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	2.0	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	0.03	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		113	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	0.02	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		86	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	0.02	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		80	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Lokální topeniště – kachlová kamna – měkké dřevo – fáze 2

Zdroj :	Kachlová kamna		
Datum :	14.prosinec 2009	Místo :	Říčany
Atmosférický tlak	p_a	99900	Pa
Teplota okolí	t_a	1.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	0.140	m
	B		m
Průřez potrubí	S	0.02	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	43.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	316.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	10	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99910	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	1.0750	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2619	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0543	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	37.1	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	1.4	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	0.02	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		76	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	0.02	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		64	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	0.02	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		60	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Lokální topeniště – kachlová kamna – měkké dřevo – fáze 3

Zdroj :	Kachlová kamna		
Datum :	14.prosinec 2009	Místo :	Říčany
Atmosférický tlak	p_a	99900	Pa
Teplota okolí	t_a	1.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	0.140	m
	B		m
Průřez potrubí	S	0.02	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	90.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	363.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	10	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99910	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.9361	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2621	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0538	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	37.0	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	3.3	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	0.05	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		181	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	0.04	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		134	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	0.04	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		126	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Lokální topeniště – kachlová kamna – tvrdé dřevo – fáze 1

Zdroj :	Kachlová kamna		
Datum :	17.prosinec 2009	Místo :	Říčany
Atmosférický tlak	p_a	96600	Pa
Teplota okolí	t_a	-8.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	0.140	m
	B		m
Průřez potrubí	S	0.02	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	77.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	350.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	10	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	96610	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.9694	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2602	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0573	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	38.1	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	2.5	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	0.04	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		141	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	0.03	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		108	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	0.03	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		101	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$

Lokální topeniště – kachlová kamna – tvrdé dřevo – fáze 2

Zdroj :	Kachlová kamna		
Datum :	17.prosinec 2009	Místo :	Říčany
Atmosférický tlak	p_a	96600	Pa
Teplota okolí	t_a	-8.0	°C
Rozměr potrubí	D	0.140	m
	B		m
Průřez potrubí	S	0.02	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	43.0	°C
	T	316.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	10	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	96610	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	1.0750	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2619	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0543	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	37.1	°C
Střední rychlost plynu	v	0.7	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	0.01	m ³ .s ⁻¹
		38	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	0.01	m ³ .s ⁻¹
		32	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	0.01	m ³ .s ⁻¹
		30	m ³ .h ⁻¹

Lokální topeniště – kachlová kamna – tvrdé dřevo – fáze 3

Zdroj :	Kachlová kamna		
Datum :	17.prosinec 2009	Místo :	Říčany
Atmosférický tlak	p_a	96600	Pa
Teplota okolí	t_a	-8.0	$^{\circ}\text{C}$
Rozměr potrubí	D	0.140	m
	B		m
Průřez potrubí	S	0.02	m^2
Průměrná teplota plynu	t_s	79.0	$^{\circ}\text{C}$
	T	352.2	K
Tlakový rozdíl	Δp	10	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	96610	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0.9653	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1.2621	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Fiktivní vlhkost	f_n	0.0538	$\text{kg}\cdot\text{m}^{-3}$
Teplota rosného bodu	t_r	37.0	$^{\circ}\text{C}$
Střední rychlost plynu	v	3.5	$\text{m}\cdot\text{s}^{-1}$
Objemový průtok plynu	V	0.05	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		193	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	0.04	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		148	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	0.04	$\text{m}^3\cdot\text{s}^{-1}$
		138	$\text{m}^3\cdot\text{h}^{-1}$