

Příloha 1/B

Podpisy zdrojů 2005

Ostravská oblast
Střední Čechy a Praha

Vzduchotechnické parametry při měření

Spalovna Malešice

Zdroj :	Pražské služby a.s - spalovna Malešice		
Datum :	18.duben 2005	Místo :	Komín
Atmosférický tlak	p_a	96500	Pa
Teplota okolí	t_a	16,5	°C
Rozměr potrubí	D	2,800	m
	B		m
Průřez potrubí	S	6,16	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	106,0	°C
	T	379,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-400	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	96100	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8119	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,1879	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,2190	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	60,8	°C
Střední rychlost plynu	v	12,0	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	73,88	m ³ .s ⁻¹
		265973	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	50,50	m ³ .s ⁻¹
		181790	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	39,68	m ³ .s ⁻¹
		142839	m ³ .h ⁻¹

Českomoravský cement a.s. – závod Radotín 001

Zdroj :	Českomoravský cement a.s. - závod Radotín		
Datum :	21.duben 2005	Místo :	Rotační pec 2
Atmosférický tlak	p_a	98600	Pa
Teplota okolí	t_a	17,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,600	m
	B		m
Průřez potrubí	S	5,31	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	120,0	°C
	T	393,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-40	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98560	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8474	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2475	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,0819	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	44,0	°C
Střední rychlost plynu	v	6,5	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	34,76	m ³ .s ⁻¹
		125120	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	23,61	m ³ .s ⁻¹
		84990	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	21,42	m ³ .s ⁻¹
		77122	m ³ .h ⁻¹

Českomoravský cement – závod Radotín 002

Zdroj :	Českomoravský cement a.s.– závod Radotín		
Datum :	22.duben 2005	Místo :	Rotační pec 2
Atmosférický tlak	p_a	98500	Pa
Teplota okolí	t_a	17,5	°C
Rozměr potrubí	D	2,600	m
	B		m
Průřez potrubí	S	5,31	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	132,5	°C
	T	405,7	K
Tlakový rozdíl	Δp	-40	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98460	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8163	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2429	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,0912	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	45,9	°C
Střední rychlost plynu	v	8,0	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	42,64	m ³ .s ⁻¹
		153521	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	28,01	m ³ .s ⁻¹
		100825	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	25,15	m ³ .s ⁻¹
		90539	m ³ .h ⁻¹

Elektrárna Kladno K4

Zdroj :	ECK Generating Kladno		
Datum :	4.květen 2005	Místo :	K4
Atmosférický tlak	p_a	97000	Pa
Teplota okolí	t_a	17,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,500	m
	B	4,700	m
Průřez potrubí	S	11,75	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	124,0	°C
	T	397,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-5250	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	91750	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7822	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2560	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,0654	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	38,8	°C
Střední rychlost plynu	v	12,3	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	145,10	m ³ .s ⁻¹
		522357	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	90,37	m ³ .s ⁻¹
		325314	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	83,56	m ³ .s ⁻¹
		300813	m ³ .h ⁻¹

Teplárna Malešice – K12

Zdroj :	Pražská teplařenská a.s. Teplárna Malešice		
Datum :	6.květen 2005	Místo :	K12
Atmosférický tlak	p_a	98300	Pa
Teplota okolí	t_a	9,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,880	m
	B	2,600	m
Průřez potrubí	S	7,49	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	146,6	°C
	T	419,7	K
Tlakový rozdíl	Δp	-170	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98130	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7671	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2155	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,1506	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	54,7	°C
Střední rychlost plynu	v	15,1	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	112,78	m ³ .s ⁻¹
		406001	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	71,18	m ³ .s ⁻¹
		256238	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	59,94	m ³ .s ⁻¹
		215774	m ³ .h ⁻¹

Spolana Neratovice – K6

Zdroj :	Spolana a.s. Neratovice		
Datum :	11.květen 2005	Místo :	K6
Atmosférický tlak	p_a	100000	Pa
Teplota okolí	t_a	10,0	°C
Rozměr potrubí	D	3,000	m
	B	4,000	m
Průřez potrubí	S	12,00	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	157,9	°C
	T	431,1	K
Tlakový rozdíl	Δp	-2200	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97800	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7482	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2293	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,1197	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	50,6	°C
Střední rychlost plynu	v	10,9	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	130,79	m ³ .s ⁻¹
		470838	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	79,61	m ³ .s ⁻¹
		286587	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	69,28	m ³ .s ⁻¹
		249400	m ³ .h ⁻¹

Elektrárna Kolín – K5

Zdroj :	Elektrárna Kolín a.s.		
Datum :	14.květen 2005	Místo :	K5
Atmosférický tlak	p_a	99200	Pa
Teplota okolí	t_a	11,0	°C
Rozměr potrubí	D	1,780	m
	B		m
Průřez potrubí	S	2,49	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	158,1	°C
	T	431,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-2200	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97000	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7660	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2495	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,0780	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	43,3	°C
Střední rychlost plynu	v	14,4	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	35,73	m ³ .s ⁻¹
		128640	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	21,90	m ³ .s ⁻¹
		78856	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	19,97	m ³ .s ⁻¹
		71876	m ³ .h ⁻¹

Elektrárna Mělník – Energotrans (K1, K2, K3)

Zdroj :	Elektrárna Mělník I Energotrans		
Datum :	20.květen 2005	Místo :	Kouřovod K1, K2, K3
Atmosférický tlak	p_a	100700	Pa
Teplota okolí	t_a	9,7	°C
Rozměr potrubí	D	5,200	m
	B		m
Průřez potrubí	S	21,24	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	96,7	°C
	T	369,8	K
Tlakový rozdíl	Δp	-50	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	100650	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8909	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2171	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,1470	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	54,8	°C
Střední rychlost plynu	v	15,5	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	329,36	m ³ .s ⁻¹
		1185688	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	241,10	m ³ .s ⁻¹
		867970	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	203,80	m ³ .s ⁻¹
		733670	m ³ .h ⁻¹

Kaučuk Kralupy - K1

Zdroj :	Kaučuk a.s., Kralupy		
Datum :	25.květen 2005	Místo :	K1
Atmosférický tlak	p_a	100600	Pa
Teplota okolí	t_a	25,0	°C
Rozměr potrubí	D	3,212	m
	B		m
Průřez potrubí	S	8,10	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	145,0	°C
	T	418,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-400	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	100200	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7966	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2332	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,1114	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	49,8	°C
Střední rychlost plynu	v	5,9	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	48,21	m ³ .s ⁻¹
		173557	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	31,14	m ³ .s ⁻¹
		112114	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	27,35	m ³ .s ⁻¹
		98453	m ³ .h ⁻¹

Kaučuk Kralupy – K4

Zdroj :	Kaučuk a.s., Kralupy		
Datum :	27.květen 2005	Místo :	K4
Atmosférický tlak	p_a	99800	Pa
Teplota okolí	t_a	27,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,500	m
	B		m
Průřez potrubí	S	4,91	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	160,0	°C
	T	433,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-400	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99400	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7612	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2301	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,1181	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	50,7	°C
Střední rychlost plynu	v	13,6	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	49,29	m ³ .s ⁻¹
		177428	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	30,50	m ³ .s ⁻¹
		109796	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	26,59	m ³ .s ⁻¹
		95722	m ³ .h ⁻¹

ČEZ a.s., elektrárna Mělník, blok 9

Zdroj :	ČEZ a.s., elektrárna Mělník		
Datum :	30.květen 2005	Místo :	Blok 9
Atmosférický tlak	p_a	99300	Pa
Teplota okolí	t_a	25,0	°C
Rozměr potrubí	D	5,000	m
	B	3,200	m
Průřez potrubí	S	16,00	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	82,6	°C
	T	355,8	K
Tlakový rozdíl	Δp	60	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99360	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,9212	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2247	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,1298	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	52,3	°C
Střední rychlost plynu	v	18,6	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	297,42	m ³ .s ⁻¹
		1070715	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	223,71	m ³ .s ⁻¹
		805343	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	192,58	m ³ .s ⁻¹
		693304	m ³ .h ⁻¹

ČEZ a.s., elektrárna Mělník, blok 11

Zdroj :	ČEZ a.s., elektrárna Mělník		
Datum :	1.červen 2005	Místo :	Blok 11
Atmosférický tlak	p_a	100000	Pa
Teplota okolí	t_a	31,0	°C
Rozměr potrubí	D	7,800	m
	B		m
Průřez potrubí	S	47,78	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	90,0	°C
	T	363,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-485	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99515	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8936	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2097	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,1643	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	56,5	°C
Střední rychlost plynu	v	20,2	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	964,53	m ³ .s ⁻¹
		3472298	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	712,53	m ³ .s ⁻¹
		2565098	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	591,51	m ³ .s ⁻¹
		2129429	m ³ .h ⁻¹

Třinecké železářny, a.s.

Zdroj :	Třinecké železářny, a.s. – Výroba surového železa		
Datum :	18.červenec 2005	Místo :	Spékací pás 4 aglomerace 2
Atmosférický tlak	p_a	97750	Pa
Teplota okolí	t_a	22,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,500	m
	B		m
Průřez potrubí	S	4,91	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	125,0	°C
	T	398,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-205	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97545	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8435	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2635	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,0513	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	35,7	°C
Střední rychlost plynu	v	19,3	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	94,65	m ³ .s ⁻¹
		340757	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	62,52	m ³ .s ⁻¹
		225055	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	58,76	m ³ .s ⁻¹
		211544	m ³ .h ⁻¹

Biocel Paskov a.s.

Zdroj :	Biocel Paskov a.s.		
Datum :	19.červenec 2005	Místo :	Kúrový kotel
Atmosférický tlak	p_a	97700	Pa
Teplota okolí	t_a	22,0	°C
Rozměr potrubí	D	1,700	m
	B	1,700	m
Průřez potrubí	S	2,89	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	176,0	°C
	T	449,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	31	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97731	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,6853	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,1683	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,2739	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	64,9	°C
Střední rychlost plynu	v	13,6	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	39,37	m ³ .s ⁻¹
		141743	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	23,10	m ³ .s ⁻¹
		83143	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	17,22	m ³ .s ⁻¹
		61995	m ³ .h ⁻¹

Dalkia Morava, a.s. Teplárna Frýdek – Místek

Zdroj :	Dalkia Morava, a.s. Teplárna Frýdek - Místek		
Datum :	20.červenec 2005	Místo :	za MO a TF
Atmosférický tlak	p_a	98800	Pa
Teplota okolí	t_a	20,0	°C
Rozměr potrubí	D	3,200	m
	B	2,240	m
Průřez potrubí	S	7,17	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	120,0	°C
	T	393,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-1195	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97605	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8920	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2717	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0362	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	29,8	°C
Střední rychlost plynu	v	2,1	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	15,39	m ³ .s ⁻¹
		55405	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	10,79	m ³ .s ⁻¹
		38860	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	10,33	m ³ .s ⁻¹
		37182	m ³ .h ⁻¹

OKD, koksovna Jan Šverma – KB4

Zdroj :	OKD, OKK, a.s. provoz koksovna Jan Šverma		
Datum :	21.červenec 2005	Místo :	KB4
Atmosférický tlak	p_a	98900	Pa
Teplota okolí	t_a	17,0	°C
Rozměr potrubí	D	5,200	m
	B		m
Průřez potrubí	S	21,24	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	292,0	°C
	T	565,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-400	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98500	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,5916	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2618	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0545	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	36,9	°C
Střední rychlost plynu	v	4,8	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	102,53	m ³ .s ⁻¹
		369115	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	48,08	m ³ .s ⁻¹
		173076	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	45,02	m ³ .s ⁻¹
		162081	m ³ .h ⁻¹

OKD, koksovna Jan Šverma – KB3

Zdroj :	OKD, OKK, a.s. provoz koksovna Jan Šverma		
Datum :	22.červenec 2005	Místo :	KB3
Atmosférický tlak	p_a	98150	Pa
Teplota okolí	t_a	17,0	°C
Rozměr potrubí	D	5,200	m
	B		m
Průřez potrubí	S	21,24	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	261,0	°C
	T	534,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-364	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97786	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,6160	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2463	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0844	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	44,4	°C
Střední rychlost plynu	v	4,3	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	91,32	m ³ .s ⁻¹
		328768	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	45,14	m ³ .s ⁻¹
		162500	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	40,84	m ³ .s ⁻¹
		147037	m ³ .h ⁻¹

Teplárna E3, Energetika Třinec, a.s.

Zdroj :	Teplárna E3, Energetika Třinec, a.s.		
Datum :	25.červenec 2005	Místo :	K12
Atmosférický tlak	p_a	97500	Pa
Teplota okolí	t_a	19,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,200	m
	B	2,400	m
Průřez potrubí	S	5,28	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	141,7	°C
	T	414,8	K
Tlakový rozdíl	Δp	-1158	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	96342	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7936	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2533	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0706	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	41,0	°C
Střední rychlost plynu	v	13,6	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	71,68	m ³ .s ⁻¹
		258063	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	45,39	m ³ .s ⁻¹
		163411	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	41,72	m ³ .s ⁻¹
		150202	m ³ .h ⁻¹

Teplárna E2, Energetika Třinec, a.s. – K3 + K4 (komín 2)

Zdroj :	Teplárna E2, Energetika Třinec, a.s.		
Datum :	26.červenec 2005	Místo :	K3 + K4
Atmosférický tlak	p_a	97200	Pa
Teplota okolí	t_a	24,3	°C
Rozměr potrubí	D	2,500	m
	B		m
Průřez potrubí	S	4,91	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	154,6	°C
	T	427,8	K
Tlakový rozdíl	Δp	70	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97270	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7748	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2609	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0561	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	37,2	°C
Střední rychlost plynu	v	25,4	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	124,75	m ³ .s ⁻¹
		449110	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	76,66	m ³ .s ⁻¹
		275958	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	71,65	m ³ .s ⁻¹
		257943	m ³ .h ⁻¹

Teplárna E3, Energetika Třinec, a.s.

Zdroj :	Teplárna E3, Energetika Třinec, a.s.		
Datum :	27.červenec 2005	Místo :	K14
Atmosférický tlak	p_a	98100	Pa
Teplota okolí	t_a	25,0	°C
Rozměr potrubí	D	1,800	m
	B	5,000	m
Průřez potrubí	S	9,00	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	135,7	°C
	T	408,8	K
Tlakový rozdíl	Δp	-100	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98000	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8125	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2552	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0668	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	40,4	°C
Střední rychlost plynu	v	11,4	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	102,25	m ³ .s ⁻¹
		368084	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	66,18	m ³ .s ⁻¹
		238252	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	61,10	m ³ .s ⁻¹
		219947	m ³ .h ⁻¹

ŽDB,a.s. Bohumín - uhelná kotelná

Zdroj :	ŽDB,a.s. Bohumín		
Datum :	28.červenec 2005	Místo :	kotelna (K2)
Atmosférický tlak	p_a	99200	Pa
Teplota okolí	t_a	28,0	°C
Rozměr potrubí	D	1,550	m
	B	1,550	m
Průřez potrubí	S	2,40	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	157,0	°C
	T	430,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-140	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99060	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7891	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2711	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0373	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	30,6	°C
Střední rychlost plynu	v	9,6	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	22,95	m ³ .s ⁻¹
		82626	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	14,25	m ³ .s ⁻¹
		51295	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	13,62	m ³ .s ⁻¹
		49017	m ³ .h ⁻¹

ŽDB,a.s. Bohumín – kuplovna

Zdroj :	ŽDB,a.s. Bohumín		
Datum :	29.červenec 2005	Místo :	kupolová pec
Atmosférický tlak	p_a	99200	Pa
Teplota okolí	t_a	32,0	°C
Rozměr potrubí	D	1,550	m
	B		m
Průřez potrubí	S	1,89	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	85,8	°C
	T	359,0	K
Tlakový rozdíl	Δp	5	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99205	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,9466	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2712	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,0372	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	30,6	°C
Střední rychlost plynu	v	16,8	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	31,76	m ³ .s ⁻¹
		114328	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	23,65	m ³ .s ⁻¹
		85132	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	22,60	m ³ .s ⁻¹
		81367	m ³ .h ⁻¹

Dalkia Česká republika, a.s. – Divize Karviná – K1

Zdroj :	Dalkia Česká republika, a.s., divize Karviná, závod teplárna Karviná		
Datum :	1.srpen 2005	Místo :	K1
Atmosférický tlak	p_a	98500	Pa
Teplota okolí	t_a	28,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,200	m
	B		m
Průřez potrubí	S	3,80	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	174,5	°C
	T	447,7	K
Tlakový rozdíl	Δp	-232	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98268	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7498	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2685	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0420	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	32,5	°C
Střední rychlost plynu	v	11,9	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	45,13	m ³ .s ⁻¹
		162479	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	26,68	m ³ .s ⁻¹
		96044	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	25,35	m ³ .s ⁻¹
		91265	m ³ .h ⁻¹

Dalkia Česká republika, a.s. – Divize Karviná – K3

Zdroj :	Dalkia Česká republika, a.s., divize Karviná, závod teplárna Karviná		
Datum :	2.srpen 2005	Místo :	K3
Atmosférický tlak	p_a	98800	Pa
Teplota okolí	t_a	23,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,200	m
	B		m
Průřez potrubí	S	3,80	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	174,5	°C
	T	447,7	K
Tlakový rozdíl	Δp	-290	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98510	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7345	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2616	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0549	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	37,1	°C
Střední rychlost plynu	v	12,4	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	46,95	m ³ .s ⁻¹
		169012	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	27,33	m ³ .s ⁻¹
		98396	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	25,58	m ³ .s ⁻¹
		92104	m ³ .h ⁻¹

Teplárna E3, Energetika Třinec, a.s.

Zdroj :	Teplárna E3, Energetika Třinec, a.s.		
Datum :	3.srpen 2005	Místo :	K11
Atmosférický tlak	p_a	98100	Pa
Teplota okolí	t_a	24,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,500	m
	B	2,500	m
Průřez potrubí	S	6,25	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	135,0	°C
	T	408,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-510	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	97590	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8101	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2568	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0638	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	39,5	°C
Střední rychlost plynu	v	13,1	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	81,60	m ³ .s ⁻¹
		293761	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	52,60	m ³ .s ⁻¹
		189350	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	48,73	m ³ .s ⁻¹
		175413	m ³ .h ⁻¹

Kaučuk a.s., Kralupy

Zdroj :	Kaučuk a.s., Kralupy		
Datum :	20.září 2005	Místo :	K3
Atmosférický tlak	p_a	100300	Pa
Teplota okolí	t_a	16,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,500	m
	B		m
Průřez potrubí	S	4,91	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	151,0	°C
	T	424,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-490	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99810	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7814	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2317	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,1145	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	50,2	°C
Střední rychlost plynu	v	9,9	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	48,56	m ³ .s ⁻¹
		174833	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	30,81	m ³ .s ⁻¹
		110908	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	26,96	m ³ .s ⁻¹
		97063	m ³ .h ⁻¹

Českomoravský cement a.s. – závod Radotín 003

Zdroj :	Českomoravský cement a.s. - závod Radotín		
Datum :	22.září 2005	Místo :	Rotační pec 2
Atmosférický tlak	p_a	99000	Pa
Teplota okolí	t_a	16,0	°C
Rozměr potrubí	D	2,600	m
	B		m
Průřez potrubí	S	5,31	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	131,4	°C
	T	404,6	K
Tlakový rozdíl	Δp	-27	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	98973	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8225	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2459	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,0852	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	44,8	°C
Střední rychlost plynu	v	9,6	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	50,73	m ³ .s ⁻¹
		182615	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	33,49	m ³ .s ⁻¹
		120552	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	30,27	m ³ .s ⁻¹
		108986	m ³ .h ⁻¹

Elektrárna Kolín – K8

Zdroj :	Elektrárna Kolín a.s.		
Datum :	30.září 2005	Místo :	K8
Atmosférický tlak	p_a	99800	Pa
Teplota okolí	t_a	12,0	°C
Rozměr potrubí	D	1,780	m
	B		m
Průřez potrubí	S	2,49	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	136,0	°C
	T	409,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-390	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	99410	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,7972	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2171	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_n	0,1470	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	54,5	°C
Střední rychlost plynu	v	11,8	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	29,33	m ³ .s ⁻¹
		105600	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	19,21	m ³ .s ⁻¹
		69167	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	16,24	m ³ .s ⁻¹
		58462	m ³ .h ⁻¹

Elektrárna Kladno K3

Zdroj :	ECK Generating Kladno		
Datum :	11.říjen 2005	Místo :	K3
Atmosférický tlak	p_a	98400	Pa
Teplota okolí	t_a	16,0	°C
Rozměr potrubí	D		m
	B		m
Průřez potrubí	S	13,85	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	126,0	°C
	T	399,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-2260	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	96140	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8200	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2597	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,0584	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	37,7	°C
Střední rychlost plynu	v	11,6	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	161,09	m ³ .s ⁻¹
		579933	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	104,86	m ³ .s ⁻¹
		377502	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	97,76	m ³ .s ⁻¹
		351925	m ³ .h ⁻¹

Příbramská teplárenská a.s.

Zdroj :	Příbramská teplárenská a.s.		
Datum :	13.říjen 2005	Místo :	0
Atmosférický tlak	p_a	96200	Pa
Teplota okolí	t_a	15,0	°C
Rozměr potrubí	D		m
	B		m
Průřez potrubí	S	6,28	m ²
Průměrná teplota plynu	t_s	86,0	°C
	T	359,2	K
Tlakový rozdíl	Δp	-270	Pa
Statický tlak plynu v potrubí	p_s	95930	Pa
Měrná hmotnost reálného plynu	ρ	0,8868	kg.m ⁻³
Měrná hmotnost plynu za n.p.	ρ_N	1,2318	kg.m ⁻³
Fiktivní vlhkost	f_h	0,1144	kg.m ⁻³
Teplota rosného bodu	t_r	49,4	°C
Střední rychlost plynu	v	11,8	m.s ⁻¹
Objemový průtok plynu	V	74,18	m ³ .s ⁻¹
		267059	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok plynu za normálních podmínek	V_N	53,40	m ³ .s ⁻¹
		192256	m ³ .h ⁻¹
Objemový průtok suchého plynu za normálních podmínek	V_{SN}	46,75	m ³ .s ⁻¹
		168284	m ³ .h ⁻¹