

Инв.Н подл.	Подп. и дата	Взам. инв. N	Инв.Н дубл.	Подп. и дата	Справ. N	Перв. примен.		КВ-ТС-10																				
						Объем-Ченце	Размер-Носить																					
<table border="1"> <thead> <tr> <th rowspan="2">Наименование</th> <th rowspan="2">Объем-Ченце</th> <th rowspan="2">Размер-Носить</th> <th colspan="4">Каменный уголь</th> </tr> <tr> <th>Мунгуйского бассейна</th> <th colspan="3">Производительность в % от номинальной</th> </tr> <tr> <td></td> <td>100</td> <td>60</td> <td>40</td> <td>20</td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> </thead> </table>									Наименование	Объем-Ченце	Размер-Носить	Каменный уголь				Мунгуйского бассейна	Производительность в % от номинальной				100	60	40	20				
Наименование	Объем-Ченце	Размер-Носить	Каменный уголь																									
			Мунгуйского бассейна	Производительность в % от номинальной																								
	100	60	40	20																								
	1. Теплопроизводительность	Q	Гкал/ч	10	6	4	2																					
	2. Температура воды на входе в котел	t ₁	°C	70	70	70	70																					
	3. Температура воды на выходе из котла	t ₂	°C	150	118	102	86																					
	4. Коэффициент избытка воздуха в топке	α _н	-	1,35	1,5	1,7	1,9																					
	5. Коэффициент избытка воздуха за пучком	α _р	-	1,4	1,55	1,75	1,95																					
	6. Теплооборная способность топлива	Q _р	ккал/кг	5380	5380	5380	5380																					
	7. Помера тепла с уходящими газами	q ₂	%	10,87	8,8	7,85	5,93																					
	8. Помера тепла от химического недожога	q ₃	%	0,5	0,5	0,5	0,5																					
	9. Помера тепла от механического недожога	q ₄	%	6,0	6,0	6,0	6,0																					
	10. Помера тепла в окружающую среду	q ₅	%	14,8	2,49	3,73	7,46																					
	11. Коэффициент полезного действия	η	%	80,9	81,97	81,67	79,9																					
	12. Среднегодовой КПД для центрального района	η _{ср.год}	%	81,3	81,3	81,3	81,3																					
	13. Расчетный расход топлива	B _р	кг/ч	2160	1290	855	440																					
	14. Расчетный расход воды	D	м ³ /ч	123,5	123,5	123,5	123,5																					
	ТОПКА																											
	15. Теоретическая температура горения	T _а	°C	1614	1488	1347	1232																					
	16. Температура газов на выходе	T _{гн}	°C	957	817	715	544																					
	17. Объем топки	V _т	м ³	38,5	38,5	38,5	38,5																					
	18. Лучевосогривающая поверхность нагрева	F _л	м ²	55,9	55,9	55,9	55,9																					
	19. Степень черноты топки	α _т	-	0,58	0,582	0,576	0,605																					
	20. Коэффициент тепловой эффективности зрительной	ψ _{эф}	-	0,416	0,416	0,416	0,416																					
	21. Теплонапряжение топочного объема	q _v	ккал/м ³ ч	300х10 ³	180х10 ³	119х10 ³	61,5х10 ³																					

| 19.00.00.000PPR Свободная таблица данных тепловых и аэродинамических расчетов котла КВ-ТС-10 Лист 1 Лист 2 ОАО ДКМ ОТК Формат А4 | | | | | | | | |

Инв.Н подл.	Подп. и дата	Взам. инв. N	Инв.Н дубл.	Подп. и дата	Справ. N	Перв. примен.		КВ-ТС-10																				
						Объем-Ченце	Размер-Носить																					
<table border="1"> <thead> <tr> <th rowspan="2">Наименование</th> <th rowspan="2">Объем-Ченце</th> <th rowspan="2">Размер-Носить</th> <th colspan="4">Каменный уголь</th> </tr> <tr> <th>Мунгуйского бассейна</th> <th colspan="3">Производительность в % от номинальной</th> </tr> <tr> <td></td> <td>100</td> <td>60</td> <td>40</td> <td>20</td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> </thead> </table>									Наименование	Объем-Ченце	Размер-Носить	Каменный уголь				Мунгуйского бассейна	Производительность в % от номинальной				100	60	40	20				
Наименование	Объем-Ченце	Размер-Носить	Каменный уголь																									
			Мунгуйского бассейна	Производительность в % от номинальной																								
	100	60	40	20																								
	22. Тепловая нагрузка лучевосогривающей поверхности фестаона	q _л	ккал/м ² ч	89,5х10 ³	58х10 ³	39х10 ³	23х10 ³																					
	23. Поверхность нагрева	F _л	м ²	7,2	7,2	7,2	7,2																					
	24. Температура газов за фестаоном	T _г	°C	918	781	683	510																					
	25. Скорость газов	W _г	м/сек	9,6	5,6	3,8	1,8																					
	26. Сечение для прохода газов	F _с	м ²	2,39	2,39	2,39	2,39																					
	27. Температура воды на входе	t ₁	°C	110	96	87	80																					
	28. Температура воды на выходе	t ₂	°C	112	97	88	80,5																					
	29. Средний температурный напор	Δt	°C	827	703	612	447																					
	30. Коэффициент теплопередачи	K	ккал/м ² ч.°C	46,3	34	26,8	17,5																					
	31. Теплооборная способность фестаона	Q _л	ккал/кг	128	133	138	128																					
	КОНВЕКТИВНЫЙ ПУЧОК																											
	32. Поверхность нагрева	F _к	м ²	221,5	221,5	221,5	221,5																					
	33. Сечение для прохода газов	F _{сн}	м ²	14,3	14,3	14,3	14,3																					
	38. Температура уходящих газов	T _{гн}	°C	220	165	135	97																					
	35. Средний температурный напор	Δt	°C	320	251	204	121																					
	38. Средняя температура газов	T _г	°C	451	358	299	204																					
	36. Скорость газов	W	м/сек	9,7	5,6	3,7	1,8																					
	36. Коэффициент теплоотдачи конвекцией	α _к	ккал/м ² ч.°C	83,3	59,9	46,5	30,3																					
	36. Коэффициент теплоотдачи конвекцией	α _л	ккал/м ² ч.°C	3,7	2,5	1,9	1,5																					
	20. Коэффициент тепловой эффективности	ψ	-	0,00375	0,0055	0,0058	0,0083																					
	36. Коэффициент теплопередачи	K	ккал/м ² ч.°C	65,7	46,5	36,5	25,1																					
	37. Тепловоспринимающая пучка	Q _л	ккал/кг	2165	2000	1930	1530																					
	РАСЧЕТ ТЯГИ																											
	50. Разрежение топки	h _т	кг/м ²	2	2	2	2																					
	51. Сопротивление фестаона	Δh _ф	кг/м ²	2,4	1,1	0,6	0,2																					
	52. Сопротивление пучка	Δh _п	кг/м ²	51,9	26,5	13,6	4,2																					
	54. Суммарное сопротивление котла	Δh	кг/м ²	67,0	30,0	16,4	6,5																					

| 19.00.00.000 PPR Формат А4 | | | | | | | | |