型号: NG-109FA-R

热力计算汇总表

编号:111481JS₁

版 本: A

Rev.

		.			
版本 Rev.	日期 Date	编制 Designed by	审核 Reviewed by	批准 Approved by	修改-说明 Modification-Observation



本文件之产权属于杭州锅炉集团股份有限公司。未获本公司许可,任何人不得擅自使用、复制、传递或泄 漏该文件。

This document is the property of HBG. It must not be used, reproduced, transmitted or

目 录

- 1. · · · · · · · 性能保证工况,环境温度17.4℃,100%负荷
- 2.······ISO工况,环境温度15℃,100%负荷
- 3. · · · · · · · 夏季工况,环境温度28.5℃,100%负荷
- 4.……冬季工况,环境温度4℃,100%负荷
- 5.……极冷工况,环境温度-8.3℃,100%负荷
- 6. · · · · · · · 性能保证工况,最小抽气,环境温度17.4℃,100%负荷
- 7. · · · · · · · 性能保证工况,最大抽气,环境温度17.4℃,100%负荷
- 8.……性能保证工况,冷再热抽气,环境温度17.4℃,100%负荷
- 9. · · · · · · 性能保证工况,平均抽气,环境温度17.4℃,100%负荷
- 10. ……夏季工况,最小抽气,环境温度28.5℃,100%负荷
- 11.……夏季工况,最大抽气,环境温度28.5℃,100%负荷
- 12. ……夏季工况,冷再热抽气,环境温度28.5℃,100%负荷
- 13.……夏季工况,平均抽气,环境温度28.5℃,100%负荷
- 14.……冬季工况,最大抽气,环境温度4℃,100%负荷
- 15.……冬季工况,冷再热抽气,环境温度4℃,100%负荷
- 16.……冬季工况,平均抽气,环境温度4℃,100%负荷
- 17.……冬季工况,最小抽气,环境温度4℃,100%负荷
- 18. · · · · · · 夏季工况,环境温度28.5℃,75%负荷
- 19.·····ISO工况,环境温度15℃,75%
- 20. · · · · · 性能保证工况,环境温度17.4℃,75%负荷
- 21. ······冬季工况,环境温度4℃,75%负荷
- 22. ……夏季工况,环境温度28.5℃,50%负荷
- 23.······ISO工况,环境温度15℃,50%负荷
- 24. · · · · · 性能保证工况,环境温度17.4℃,50%负荷
- 25. · · · · · 冬季工况,环境温度4℃,50%负荷
- 26. ……夏季工况,环境温度28.5℃,30%负荷
- 27.·····ISO工况,环境温度15℃,30%负荷
- 28. · · · · · 性能保证工况,环境温度17.4℃,30%负荷
- 29. ……冬季工况,环境温度4℃,30%负荷

编制	校对	标审	审核	批准	
日期	日期	日期	日期	日期	

		半山二期	明9F热力	汇总表(·	性能保证	三工况,17.	4℃,100%	%) 1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧	•									
烟气流量	t/h	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	49.8	136.9	134.7	271.6	241.2	520.7	72.9	29.6	78.7
进口温度	$^{\circ}$ C	601.9	601.9	581.3	574.9	529.2	464.9	327.4	319.4	315.9
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	601.9	581.3	574.9	529.2	464.9	327.4	319.4	315.9	310.2
温降	$^{\circ}$	0.0	20.6	6.3	45.8	64.3	137.5	7.9	3.6	5.7
比热	KJ/kg.°C		1.181	1.176	1.172	1.160	1.130	0.555	1.110	1.105
放热量	GJ/h		57.4	17.7	126.4	175.4	365.9	20.8	9.3	15.0
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		279057	306147	306003	278182	278181	278182	40786	44346
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.70	2.34	2.40	10.84	10.87	10.93	2.47	0.36
出口压力	Mpa(g)		10.45	2.24	2.34	10.70	10.84	10.84	2.40	0.32
压降	Mpa		0.248	0.102	0.060	0.138	0.035	0.097	0.070	0.041
出口温度	$^{\circ}$ C		566.3	566.2	541.6	489.9	317.6	310.0	307.3	306.6
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		486.7	540.9	356.6	317.6	310.0	297.2	225.4	148.9
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$		79.7	25.3	184.9	172.3	7.6	12.8	81.9	157.7
吸热量	GJ/h		57.2	17.6	125.9	174.7	364.4	20.7	9.3	14.9
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년		0.116	MPa的商	引门和管道	直压降					
(2)再热2月		0.068	MPa的商	引门和管道	直压降					
(3)中过压		0.052	MPa的商	引门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.027	MPa的商	引门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	N ₂ =	74.07	$O_2=$	12.49	$CO_2=$	3.78	$H_2O=$	8.77	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧									•	
烟气流量	t/h	2357.4	2357.4	1901.9	455.5	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4	2357.4
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	228.5	203.4	156.3	156.3	296.0	209.3	200.9	199.4	57.3
进口温度	$^{\circ}$ C	310.2	267.4	237.4	237.4	198.1	158.6	127.5	84.5	84.5
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	267.4	237.4	198.4	196.7	158.6	127.5	84.5	84.5	84.5
温降	$^{\circ}$ C	42.7	30.0	39.1	40.7	39.5	31.1	43.0	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.101	1.093	1.084	1.084	1.076	1.068	1.059		
放热量	GJ/h	110.8	77.2	80.5	20.1	100.0	78.2	107.6		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•								•	
工质流量	kg/h	278182	40785	278183	70396	47170	393946	659169		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	11.00	2.51	11.07	4.13	0.39	1.03	1.26		
出口压力	Mpa(g)	10.93	2.47	11.00	3.96	0.36	0.83	1.03		
压降	Mpa	0.063	0.034	0.070	0.164	0.029	0.205	0.224		
出口温度	$^{\circ}$ C	297.2	225.4	216.3	214.0	148.9	145.4	98.8		
进口温度	$^{\circ}$ C	216.3	213.9	150.6	149.6	145.4	98.8	33.8		
温升	$^{\circ}$ C	80.8	11.5	65.7	64.4	3.5	46.6	65.0		
吸热量	GJ/h	110.3	76.9	80.2	20.0	99.6	77.9	107.1		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:	•								•	
性能保证	工况余热	锅炉热效	女率为88.	4%。						

		半山	二期9F热	入力汇总表	₹ (ISO]	□况,15℃	,100%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•			•	•	•		•
烟气流量	t/h	2393	2393	2393	2393	2393	2393	2393	2393	2393
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	51	140	137	278	246	534	75	30	81
进口温度	$^{\circ}$	599	599	580	574	528	465	328	320	316
出口温度	$^{\circ}$ C	599	580	574	528	465	328	320	316	311
温降	$^{\circ}$	0.0	19.7	6.2	45.2	63.8	136.7	7.9	3.6	5.7
比热	KJ/kg.℃		1.176	1.176	1.168	1.156	1.126	0.553	1.105	1.105
放热量	GJ/h		55.4	17.3	126.5	176.1	368.0	20.9	9.4	15.1
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		280505	307959	307959	280504	280503	280504	41366	44521
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.74	2.36	2.42	10.88	10.91	10.98	2.49	0.36
出口压力	Mpa(g)		10.49	2.26	2.36	10.74	10.88	10.88	2.42	0.32
压降	Mpa		0.249	0.103	0.060	0.140	0.034	0.099	0.072	0.041
出口温度	$^{\circ}$		565.2	565.0	540.3	488.8	317.9	310.4	307.6	307.1
进口温度	$^{\circ}$		488.8	540.3	356.5	317.9	310.4	297.6	225.8	148.9
温升	$^{\circ}$		76.4	24.7	183.8	170.9	7.5	12.8	81.7	158.1
吸热量	GJ/h		55.2	17.3	126.0	175.4	366.6	20.8	9.4	15.0
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.117	MPa的商	可门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.068	MPa的阅	同门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.054	MPa的阅]门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.027	MPa的海	引门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	74.48	$O_2 =$	12.6	$CO_2 =$	3.78	$H_2O=$	8.25	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2393	2393	1930	462	2393	2393	2393	2393	2393
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	234	209	161	161	304	214	205	204	60
进口温度	$^{\circ}$	310.7	268.1	238.0	238.0	198.4	158.7	125.2	82.3	82.3
出口温度	$^{\circ}$	268.1	238.0	198.8	197.1	158.7	125.2	82.3	82.3	82.3
温降	$^{\circ}$	42.6	30.1	39.2	40.9	39.8	33.4	42.9	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.097	1.089	1.080	1.080	1.072	1.063	1.059		
放热量	GJ/h	111.9	78.3	81.7	20.4	101.9	85.2	108.6		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•									
工质流量	kg/h	280505	41365	280505	71476	48066	396505	759569		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	11.04	2.52	11.11	4.13	0.39	1.04	1.33		
出口压力	Mpa(g)	10.98	2.49	11.04	3.96	0.36	0.83	1.04		
压降	Mpa	0.064	0.035	0.071	0.169	0.029	0.208	0.294		
出口温度	$^{\circ}$ C	297.6	225.8	216.7	214.1	148.9	144.5	94.1		
进口温度	$^{\circ}$ C	216.7	214.1	150.6	149.5	144.5	94.1	28.8		
温升	$^{\circ}$ C	80.8	11.7	66.2	64.6	4.4	50.4	65.3		
吸热量	GJ/h	111.4	78.0	81.4	20.4	101.5	84.8	108.2		
污染系数	m².°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
 注 :										
	热效率为	88.7%。								

		半山二	二期9F热力	力汇总表	(夏季工	.况,28.5℃	C,100%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•				•	•		
烟气流量	t/h	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	44	124	121	244	217	463	65	26	69
进口温度	$^{\circ}$ C	612	612	585	577	530	465	324	316	313
出口温度	$^{\circ}$ C	612	585	577	530	465	324	316	313	307
温降	$^{\circ}$ C	0.0	27.6	8.1	46.7	65.3	140.9	7.8	3.4	5.7
比热	KJ/kg.℃		1.193	1.189	1.183	1.168	1.139	0.559	1.118	1.114
放热量	GJ/h		72.8	21.1	121.7	167.9	353.6	19.2	8.5	14.0
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		271990	298096	296152	264035	264034	264035	37652	42014
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.28	2.27	2.33	10.41	10.44	10.49	2.39	0.35
出口压力	Mpa(g)		10.03	2.17	2.27	10.28	10.41	10.41	2.33	0.31
压降	Mpa		0.243	0.100	0.058	0.132	0.034	0.086	0.061	0.037
出口温度	$^{\circ}$		566.3	566.2	543.6	492.9	314.6	307.2	305.2	303.9
进口温度	$^{\circ}$		462.8	535.0	359.2	314.6	307.2	294.5	223.8	148.0
温升	$^{\circ}$		103.6	31.2	184.4	178.3	7.4	12.7	81.3	155.9
吸热量	GJ/h		72.5	21.0	121.2	167.2	352.2	19.2	8.4	13.9
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2厘	玉降包括	0.115	MPa的阅	同门和管 道	 鱼压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.066	MPa的阅	3门和管道	重压降					
(3)中过压	降包括	0.046	MPa的阅	3门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.025	MPa的海	3门和管道						
(5)烟气成	分:									
	$\overline{N_2}$ =	72.95	O_2 =	12.24	$CO_2 =$	3.76	$H_2O=$	10.19	Ar=	0.86

関气流量	名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
接け压力。 Pa(g) 6000.0 6000.0 6000.0 6000.0 6000.0 6000.0 1250.0 1250.0 1250.0 医降 Pa 202 180 139 139 262 187 181 177 52 建口温度 で 306.8 264.5 235.0 235.0 195.8 157.1 130.7 88.2 88.2 出口温度 で 42.3 29.5 38.9 40.2 38.8 26.4 42.4 0.0 0.0 比热 KJ/kg.で 1.110 1.101 1.093 1.093 1.084 1.076 1.072 放為量 GJ/h 103.4 71.4 75.5 18.7 92.6 62.7 100.0 放為率 % 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99	烟气侧			-		-			-		
BE降 Pa 202 180 139 139 262 187 181 177 52 建口温度 C 306.8 264.5 235.0 235.0 195.8 157.1 130.7 88.2 88.2 出口温度 C 264.5 235.0 196.1 194.8 157.1 130.7 88.2 88.2 温降 C 42.3 29.5 38.9 40.2 38.8 26.4 42.4 0.0 0.0 比热 KJ/kg. C 1.110 1.101 1.093 1.093 1.084 1.076 1.072 放热量 GJ/h 103.4 71.4 75.5 18.7 92.6 62.7 100.0 效率 % 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 河東系数 m2. C/KW 0.176 0.176 0.176 0.176 0.176 0.176 布置方式 错列 错列 错列 错列 错列 错列 错列	烟气流量	t/h	2204	2204	1778	426	2204	2204	2204	2204	2204
进口温度 °C 306.8 264.5 235.0 235.0 195.8 157.1 130.7 88.2 88.2 出口温度 °C 264.5 235.0 196.1 194.8 157.1 130.7 88.2 88.2 88.2 温降 °C 42.3 29.5 38.9 40.2 38.8 26.4 42.4 0.0 0.0 0.0 比热 KJ/kg.°C 1.110 1.101 1.093 1.093 1.084 1.076 1.072 放热量 GJ/h 103.4 71.4 75.5 18.7 92.6 62.7 100.0 次率 % 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99	设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
出口温度 で 264.5 235.0 196.1 194.8 157.1 130.7 88.2 88.2 88.2 温降 で 42.3 29.5 38.9 40.2 38.8 26.4 42.4 0.0 0.0 比热 KJ/kg.で 1.110 1.101 1.093 1.093 1.084 1.076 1.072 放热量 GJ/h 103.4 71.4 75.5 18.7 92.6 62.7 100.0 変率 % 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99	压降	Pa	202	180	139	139	262	187	181	177	52
温降 で 42.3 29.5 38.9 40.2 38.8 26.4 42.4 0.0 0.0 0.0 比热 KJ/kg.で 1.110 1.101 1.093 1.093 1.084 1.076 1.072 が 放熱量 GJ/h 103.4 71.4 75.5 18.7 92.6 62.7 100.0	进口温度	$^{\circ}$	306.8	264.5	235.0	235.0	195.8	157.1	130.7	88.2	88.2
比热 KJ/kg. で 1.110 1.101 1.093 1.093 1.084 1.076 1.072 放热量 GJ/h 103.4 71.4 75.5 18.7 92.6 62.7 100.0 次率 % 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6	出口温度	$^{\circ}$	264.5	235.0	196.1	194.8	157.1	130.7	88.2	88.2	88.2
放热量 GJ/h 103.4 71.4 75.5 18.7 92.6 62.7 100.0 效率 % 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99.6 99	温降	$^{\circ}$	42.3	29.5	38.9	40.2	38.8	26.4	42.4	0.0	0.0
対率 % 99.6 99.	比热	KJ/kg.℃	1.110	1.101	1.093	1.093	1.084	1.076	1.072		
「方染系数 m2.℃/KW 0.176	放热量	GJ/h	103.4	71.4	75.5	18.7	92.6	62.7	100.0		
## ## ## ## ## ## ## ## ## ## ## ## ##	效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
 一流向 逆流 並135 381373 500560 3.62 3.62	污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
工质拠 工质流量 kg/h 264035 37652 264036 65422 43592 381373 500560 設计压力 Mpa(g) 12.03 2.93 12.03 6.89 0.76 3.62 3.62 进口压力 Mpa(g) 10.55 2.43 10.61 4.11 0.38 1.02 1.15 出口压力 Mpa(g) 10.49 2.39 10.55 3.96 0.35 0.83 1.02	布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
工质流量 kg/h 264035 37652 264036 65422 43592 381373 500560 设计压力 Mpa(g) 12.03 2.93 12.03 6.89 0.76 3.62 3.62 进口压力 Mpa(g) 10.55 2.43 10.61 4.11 0.38 1.02 1.15 出口压力 Mpa(g) 10.49 2.39 10.55 3.96 0.35 0.83 1.02 压降 Mpa 0.057 0.034 0.063 0.141 0.029 0.193 0.131 出口温度 ℃ 294.5 223.8 214.7 213.1 148.0 145.9 107.5 进口温度 ℃ 214.7 213.1 149.7 148.6 145.9 107.5 45.2 湿升 ℃ 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
设计压力 Mpa(g) 12.03 2.93 12.03 6.89 0.76 3.62 3.62 进口压力 Mpa(g) 10.55 2.43 10.61 4.11 0.38 1.02 1.15 出口压力 Mpa(g) 10.49 2.39 10.55 3.96 0.35 0.83 1.02 压降 Mpa 0.057 0.034 0.063 0.141 0.029 0.193 0.131 出口温度 °C 294.5 223.8 214.7 213.1 148.0 145.9 107.5 进口温度 °C 214.7 213.1 149.7 148.6 145.9 107.5 45.2 温升 °C 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	工质侧			-	-	-		-	-	-	
进口压力 Mpa(g) 10.55 2.43 10.61 4.11 0.38 1.02 1.15 出口压力 Mpa(g) 10.49 2.39 10.55 3.96 0.35 0.83 1.02 压降 Mpa 0.057 0.034 0.063 0.141 0.029 0.193 0.131 出口温度 °C 294.5 223.8 214.7 213.1 148.0 145.9 107.5 进口温度 °C 214.7 213.1 149.7 148.6 145.9 107.5 45.2 温升 °C 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	工质流量	kg/h	264035	37652	264036	65422	43592	381373	500560		
出口压力 Mpa(g) 10.49 2.39 10.55 3.96 0.35 0.83 1.02 压降 Mpa 0.057 0.034 0.063 0.141 0.029 0.193 0.131 出口温度 °C 294.5 223.8 214.7 213.1 148.0 145.9 107.5 进口温度 °C 214.7 213.1 149.7 148.6 145.9 107.5 45.2 温升 °C 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
医降 Mpa 0.057 0.034 0.063 0.141 0.029 0.193 0.131 出口温度 °C 294.5 223.8 214.7 213.1 148.0 145.9 107.5 は口温度 °C 214.7 213.1 149.7 148.6 145.9 107.5 45.2 温升 °C 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	进口压力	Mpa(g)	10.55	2.43	10.61	4.11	0.38	1.02	1.15		
出口温度 °C 294.5 223.8 214.7 213.1 148.0 145.9 107.5 进口温度 °C 214.7 213.1 149.7 148.6 145.9 107.5 45.2 温升 °C 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	出口压力	Mpa(g)	10.49	2.39	10.55	3.96	0.35	0.83	1.02		
进口温度 °C 214.7 213.1 149.7 148.6 145.9 107.5 45.2 温升 °C 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	压降	Mpa	0.057	0.034	0.063	0.141	0.029	0.193	0.131		
温升 °C 79.8 10.8 65.0 64.4 2.1 38.4 62.3 吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	出口温度	$^{\circ}$	294.5	223.8	214.7	213.1	148.0	145.9	107.5		
吸热量 GJ/h 103.0 71.1 75.2 18.6 92.2 62.4 99.6	进口温度	$^{\circ}$ C	214.7	213.1	149.7	148.6	145.9	107.5	45.2		
	温升	$^{\circ}$	79.8	10.8	65.0	64.4	2.1	38.4	62.3		
污染系数 m ² .℃/KW 0.176 0.176 0.176 0.176 0.176 0.176 0.176	吸热量	GJ/h	103.0	71.1	75.2	18.6	92.2	62.4	99.6		
	污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
	余热锅炉	热效率为	88.02%。								

		半山	二期9F热	热力汇总表	長(冬季	工况,4℃	,100%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	55	148	146	295	263	576	81	33	87
进口温度	$^{\circ}$ C	586	586	568	562	519	459	328	321	317
出口温度	$^{\circ}$ C	586	568	562	519	459	328	321	317	311
温降	$^{\circ}$ C	0.0	18.2	5.8	43.3	59.6	131.3	7.5	3.7	5.8
比热	KJ/kg.℃		1.172	1.168	1.164	1.151	1.122	0.553	1.101	1.101
放热量	GJ/h		53.3	17.2	126.0	171.5	369.0	20.7	10.1	16.0
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		282333	312871	312871	282332	282331	282332	44541	47687
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.72	2.37	2.43	10.86	10.90	10.96	2.51	0.38
出口压力	Mpa(g)		10.47	2.27	2.37	10.72	10.86	10.86	2.43	0.33
压降	Mpa		0.248	0.104	0.061	0.140	0.035	0.101	0.082	0.046
出口温度	$^{\circ}$		553.7	553.7	529.7	481.2	317.8	311.3	306.9	306.8
进口温度	$^{\circ}$ C		481.2	529.7	349.6	317.8	311.3	298.8	226.3	150.2
温升	$^{\circ}$		72.5	24.1	180.1	163.4	6.5	12.5	80.6	156.6
吸热量	GJ/h		53.1	17.1	125.5	170.9	367.6	20.6	10.0	16.0
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.116	MPa的商	3门和管道	 鱼压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.069	MPa的商	引门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.061	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.030	MPa的阅]门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	74.79	$O_2 =$	12.69	$CO_2 =$	3.78	$H_2O=$	7.85	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2504	2504	2020	484	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	255	227	175	175	331	233	223	224	52
进口温度	$^{\circ}$ C	311.1	270.3	239.3	239.3	200.6	160.4	127.5	83.8	83.8
出口温度	$^{\circ}$ C	270.3	239.3	201.1	198.4	160.4	127.5	83.8	83.8	83.8
温降	$^{\circ}$ C	40.8	30.9	38.2	40.9	40.2	32.9	43.7	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.097	1.084	1.076	1.076	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	111.9	84.2	83.3	21.3	107.6	87.5	115.5		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧										
工质流量	kg/h	282333	44541	282333	75721	50852	405743	769868		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	11.03	2.55	11.10	4.15	0.41	1.05	1.35		
出口压力	Mpa(g)	10.96	2.51	11.03	3.96	0.38	0.83	1.05		
压降	Mpa	0.066	0.035	0.072	0.190	0.030	0.218	0.303		
出口温度	$^{\circ}$ C	298.8	226.3	218.7	214.4	150.2	146.4	95.8		
进口温度	$^{\circ}$ C	218.7	214.4	151.8	150.8	146.4	95.8	27.9		
温升	$^{\circ}$ C	80.1	11.9	66.9	63.7	3.8	50.6	67.9		
吸热量	GJ/h	111.4	83.9	82.9	21.3	107.2	87.2	115.1		
污染系数	m².°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注 :										
余热锅炉	热效率为	88.19%。								

		半山二	二期9F热	力汇总表	(极冷工	□况,-8.3℃	C,100%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•				•			•
烟气流量	t/h	2571	2571	2571	2571	2571	2571	2571	2571	2571
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	57	152	150	303	271	600	85	34	92
进口温度	${\mathbb C}$	573	573	557	551	510	454	327	320	316
出口温度	$^{\circ}$	573	557	551	510	454	327	320	316	310
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	16.7	5.6	41.6	55.7	126.8	7.0	3.7	5.9
比热	KJ/kg.℃		1.168	1.164	1.158	1.145	1.118	0.551	1.101	1.097
放热量	GJ/h		50.1	16.5	123.6	163.9	364.9	19.8	10.4	16.6
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		278504	311468	311467	278504	278503	278504	46776	49904
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.56	2.36	2.42	10.70	10.73	10.79	2.51	0.39
出口压力	Mpa(g)		10.32	2.26	2.36	10.56	10.70	10.70	2.42	0.34
压降	Mpa		0.242	0.102	0.060	0.137	0.034	0.098	0.090	0.049
出口温度	$^{\circ}$ C		543.0	542.8	519.4	474.3	316.7	311.2	305.5	305.7
进口温度	$^{\circ}$ C		474.3	519.4	342.2	316.7	311.2	299.1	226.2	151.1
温升	$^{\circ}$ C		68.7	23.4	177.2	157.7	5.4	12.1	79.3	154.6
吸热量	GJ/h		49.9	16.5	123.1	163.2	363.5	19.8	10.4	16.5
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2月	玉降包括	0.113	MPa的商	引门和管道						
(2)再热2		0.067	MPa的商	3门和管道	鱼压降					
(3)中过压	降包括	0.068	MPa的商	引门和 管道	鱼压降					
(4)低过压	降包括	0.032	MPa的商	引门和管 道	鱼压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	75.06	O ₂ =	12.77	$CO_2=$	3.77	$H_2O=$	7.49	Ar=	0.91

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2571	2571	2074	497	2571	2571	2571	2571	2571
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.
压降	Pa	267	238	183	183	348	245	235	237	32
进口温度	$^{\circ}$ C	310.4	271.6	239.8	239.8	201.8	161.4	129.8	85.4	85.4
出口温度	$^{\circ}$ C	271.6	239.8	202.4	198.9	161.4	129.8	85.4	85.4	85.4
温降	$^{\circ}$ C	38.8	31.7	37.4	40.9	40.3	31.7	44.3	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.093	1.084	1.076	1.076	1.068	1.059	1.055		
放热量	GJ/h	109.1	88.5	83.3	21.9	110.7	86.4	120.1		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧										
工质流量	kg/h	278504	46775	278505	78516	52370	406927	746501		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.86	2.54	10.93	4.17	0.42	1.05	1.33		
出口压力	Mpa(g)	10.79	2.51	10.86	3.96	0.39	0.83	1.05		
压降	Mpa	0.063	0.035	0.070	0.203	0.029	0.219	0.285		
出口温度	$^{\circ}$ C	299.1	226.2	220.2	214.2	151.1	148.1	98.3		
进口温度	$^{\circ}$ C	220.2	214.2	152.4	151.3	148.1	98.3	28.0		
温升	$^{\circ}$ C	78.9	12.0	67.8	62.9	3.0	49.7	70.3		
吸热量	GJ/h	108.7	88.1	83.0	21.8	110.3	86.0	119.6		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:					-					
余热锅炉	热效率为	87.62%。								

	半山	二期9F煮	ぬ力汇总	表(性能作	保证工况	,最小抽 [。]	≒,17.4℃	,100%)	1/2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧	•									
烟气流量	t/h	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	50	137	135	271	240	520	73	29	78
进口温度	$^{\circ}$	602	602	581	575	527	463	327	319	315
出口温度	$^{\circ}$ C	602	581	575	527	463	327	319	315	309
温降	$^{\circ}$	0.0	20.7	6.6	48.1	63.2	136.8	7.9	3.8	5.4
比热	KJ/kg.℃		1.181	1.176	1.172	1.158	1.130	0.555	1.110	1.105
放热量	GJ/h		57.8	18.2	132.7	172.3	364.1	20.6	10.1	14.2
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		276260	306477	306476	275422	275421	275422	43918	41777
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.57	2.06	2.12	10.70	10.74	10.80	2.21	0.33
出口压力	Mpa(g)		10.32	1.94	2.06	10.57	10.70	10.70	2.12	0.30
压降	Mpa		0.245	0.117	0.068	0.137	0.034	0.095	0.090	0.039
出口温度	$^{\circ}$		566.3	565.6	539.4	488.3	316.7	309.2	304.7	306.2
进口温度	$^{\circ}$		485.2	539.4	344.4	316.7	309.2	296.3	219.9	146.7
温升	$^{\circ}$		81.1	26.2	195.0	171.6	7.5	12.9	84.8	159.5
吸热量	GJ/h		57.5	18.2	132.2	171.6	362.7	20.6	10.1	14.1
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.115	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(2)再热2归	玉降包括	0.077	MPa的阅	3门和管道	道压降					
(3)中过压	降包括	0.068	MPa的阅	3门和管道	道压降					
(4)低过压	降包括	0.026	MPa的海	3门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	74.07	$O_2 =$	12.49	$CO_2 =$	3.78	$H_2O=$	8.77	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2357	2357	1902	456	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	228	202	155	155	294	207	199	198	60
进口温度	$^{\circ}$	309.3	265.7	232.9	232.9	194.6	156.2	122.9	81.3	81.3
出口温度	$^{\circ}$	265.7	232.9	195.1	192.5	156.2	122.9	81.3	81.3	81.3
温降	$^{\circ}$	43.6	32.8	37.8	40.4	38.4	33.3	41.6	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.101	1.089	1.080	1.080	1.072	1.068	1.059		
放热量	GJ/h	112.9	84.2	77.8	20.0	97.2	83.7	104.0		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•									
工质流量	kg/h	275422	43917	275423	73998	45683	399537	760054		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.86	2.25	10.93	4.14	0.36	1.04	1.33		
出口压力	Mpa(g)	10.80	2.21	10.86	3.96	0.33	0.83	1.04		
压降	Mpa	0.061	0.034	0.068	0.180	0.029	0.211	0.295		
出口温度	$^{\circ}$	296.3	219.9	212.7	208.5	146.7	141.9	92.6		
进口温度	$^{\circ}$	212.7	208.5	148.4	147.3	141.9	92.6	30.6		
温升	$^{\circ}$	83.6	11.4	64.3	61.2	4.8	49.3	62.1		
吸热量	GJ/h	112.4	83.8	77.5	19.9	96.8	83.4	103.6		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注 :	•			-			-		-	
 余热锅炉	热效率为	88.91%。								

	半山	二期9F焘	ぬ力汇总	表(性能作	保证工况	,最大抽 [。]	ਜ੍,17.4℃	,100%)	1/2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧	•									
烟气流量	t/h	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	50	137	134	270	239	518	73	29	78
进口温度	$^{\circ}$	602	602	581	574	523	461	325	318	313
出口温度	$^{\circ}$	602	581	574	523	461	325	318	313	309
温降	$^{\circ}$	0.0	20.9	7.0	51.2	61.7	135.8	7.7	4.3	4.5
比热	KJ/kg.℃		1.181	1.176	1.172	1.156	1.126	0.555	1.105	1.105
放热量	GJ/h		58.2	19.5	141.2	168.2	361.2	20.0	11.3	11.7
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		272594	307470	307469	271867	271867	271867	48396	33889
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.41	1.71	1.79	10.54	10.58	10.63	1.92	0.32
出口压力	Mpa(g)		10.16	1.57	1.71	10.41	10.54	10.54	1.79	0.29
压降	Mpa		0.243	0.140	0.079	0.136	0.034	0.092	0.127	0.026
出口温度	$^{\circ}$		566.3	564.3	536.3	486.0	315.6	308.6	301.1	307.3
进口温度	$^{\circ}$ C		483.3	536.3	328.0	315.6	308.6	295.9	212.9	145.3
温升	$^{\circ}$		83.1	28.0	208.3	170.4	6.9	12.7	88.2	162.0
吸热量	GJ/h		58.0	19.4	140.6	167.5	359.8	19.9	11.3	11.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
<u></u>										
(1)高过2년	玉降包括	0.114	MPa的商	3门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.093	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.095	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.017	MPa的阅	3门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	N ₂ =	74.07	O ₂ =	12.49	CO ₂ =	3.78	$H_2O=$	8.77	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2357	2357	1901	456	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	227	200	154	154	292	207	199	198	59
进口温度	$^{\circ}$ C	308.8	264.1	227.4	227.4	191.0	154.6	124.4	82.3	82.3
出口温度	°C	264.1	227.4	191.7	187.8	154.6	124.4	82.3	82.3	82.3
温降	°C	44.7	36.7	35.7	39.6	36.4	30.2	42.1	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.101	1.089	1.080	1.080	1.072	1.068	1.059		
放热量	GJ/h	115.9	94.1	73.4	19.5	92.2	75.8	105.1		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧										
工质流量	kg/h	271868	48395	271868	79326	43270	370670	721848		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.69	1.95	10.76	4.17	0.35	1.01	1.28		
出口压力	Mpa(g)	10.63	1.92	10.69	3.96	0.32	0.83	1.01		
压降	Mpa	0.060	0.034	0.066	0.205	0.029	0.182	0.267		
出口温度	°C	295.9	212.9	208.6	202.0	145.3	142.7	94.7		
进口温度	°C	208.6	202.0	147.0	145.9	133.7	94.7	27.1		
温升	$^{\circ}$ C	87.3	10.9	61.6	56.1	11.6	48.0	67.6		
吸热量	GJ/h	115.4	93.7	73.1	19.5	91.9	75.5	104.7		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注 :										
余热锅炉	热效率为	88. 75%)							

	半山二	二期9F热	力汇总表	(性能保	是证工况,	冷再热抽	气,17.4℃	C,100%)	1/2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•				•	•		•
烟气流量	t/h	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	50	137	135	272	241	520	73	29	78
进口温度	$^{\circ}$	602	602	581	575	528	464	326	318	314
出口温度	$^{\circ}$ C	602	581	575	528	464	326	318	314	309
温降	$^{\circ}$	0.0	20.7	6.4	46.9	63.8	138.0	7.9	4.2	4.8
比热	KJ/kg.℃		1.181	1.176	1.172	1.160	1.130	0.555	1.105	1.105
放热量	GJ/h		57.6	17.9	129.5	173.9	367.3	20.8	10.8	12.7
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		277896	281204	280236	276937	276937	276937	46136	37076
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.50	1.86	1.93	10.64	10.67	10.73	2.03	0.32
出口压力	Mpa(g)		10.25	1.76	1.86	10.50	10.64	10.64	1.93	0.29
压降	Mpa		0.250	0.108	0.062	0.140	0.034	0.096	0.108	0.031
出口温度	$^{\circ}$ C		566.3	566.2	542.7	489.3	316.3	308.7	302.9	307.1
进口温度	$^{\circ}$		485.8	538.2	333.8	316.3	308.7	295.7	215.7	145.8
温升	$^{\circ}$		80.6	28.1	208.9	173.1	7.6	13.0	87.2	161.2
吸热量	GJ/h		57.4	17.8	128.9	173.2	365.8	20.7	10.7	12.7
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
(1)高过2归	 玉降包括	0.118	MPa的商	 圆门和管道	 道压降					
(2)再热2月		0.071		了一个 到门和管道						
(3)中过压		0.082		3门和管道						
(4)低过压		0.020		<u></u>						
(5)烟气成			,							
		74.07	O ₂ =	12.49	$CO_2=$	3.78	$H_2O=$	8.77	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧			•		•		•	•	•	
烟气流量	t/h	2357	2357	1901	456	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.
压降	Pa	227	200	154	154	293	207	199	198	60
进口温度	°C	309.2	264.2	229.6	229.6	192.2	155.2	123.7	81.8	81.8
出口温度	°C	264.2	229.6	192.8	189.7	155.2	123.7	81.8	81.8	81.8
温降	°C	44.9	34.7	36.8	39.8	37.0	31.4	41.9	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.101	1.089	1.080	1.080	1.072	1.068	1.059		
放热量	GJ/h	116.4	89.1	75.6	19.6	93.7	79.1	104.7		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•									
工质流量	kg/h	276938	46135	276939	76466	44005	381745	740569		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.80	2.07	10.87	4.16	0.35	1.02	1.30		
出口压力	Mpa(g)	10.73	2.03	10.80	3.96	0.32	0.83	1.02		
压降	Mpa	0.062	0.034	0.069	0.191	0.029	0.192	0.281		
出口温度	$^{\circ}$ C	295.7	215.7	209.8	204.8	145.8	142.3	93.7		
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	209.8	204.8	147.5	146.4	137.3	93.7	28.3		
温升	℃	85.9	10.9	62.3	58.3	8.6	48.7	65.3		
吸热量	GJ/h	115.9	88.8	75.3	19.5	93.3	78.7	104.2		
污染系数	m ² .℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:										
余热锅炉	热效率为	88.83%)							

	半山	二期9F焘	ぬ力汇总	表(性能作	保证工况	,平均抽 ⁹	ਜ੍,17.4℃	,100%)	1/2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧	•									
烟气流量	t/h	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	50	137	134	271	240	519	73	29	78
进口温度	$^{\circ}$	602	602	581	574	524	462	326	318	314
出口温度	$^{\circ}$	602	581	574	524	462	326	318	314	309
温降	$^{\circ}$	0.0	20.8	6.9	50.5	62.1	136.0	7.7	4.2	4.7
比热	KJ/kg.℃		1.181	1.176	1.172	1.156	1.126	0.555	1.105	1.105
放热量	GJ/h		58.1	19.2	139.4	169.0	361.8	20.1	11.1	12.1
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		273356	307305	307305	272611	272610	272611	47506	35248
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.44	1.78	1.86	10.58	10.61	10.67	1.98	0.32
出口压力	Mpa(g)		10.20	1.65	1.78	10.44	10.58	10.58	1.86	0.29
压降	Mpa		0.243	0.134	0.077	0.136	0.034	0.093	0.119	0.028
出口温度	$^{\circ}$		566.3	564.6	537.0	486.5	315.8	308.8	301.9	307.2
进口温度	$^{\circ}$ C		483.7	537.0	331.4	315.8	308.8	296.0	214.3	145.6
温升	$^{\circ}$		82.7	27.6	205.6	170.7	7.1	12.8	87.6	161.6
吸热量	GJ/h		57.9	19.2	138.9	168.3	360.3	20.1	11.0	12.1
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
<u></u>										
(1)高过2년	玉降包括	0.114	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.089	MPa的阅	3门和管道	道压降					
(3)中过压	降包括	0.089	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.019	MPa的阅	3门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	N ₂ =	74.07	O ₂ =	12.49	CO ₂ =	3.78	$H_2O=$	8.77	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2357	2357	1901	456	2357	2357	2357	2357	2357
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	227	200	154	154	293	207	199	198	59
进口温度	$^{\circ}$	308.9	264.4	228.6	228.6	191.7	154.8	124.2	82.2	82.2
出口温度	$^{\circ}$	264.4	228.6	192.4	188.8	154.8	124.2	82.2	82.2	82.2
温降	$^{\circ}$	44.5	35.8	36.2	39.8	36.9	30.6	42.1	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.101	1.089	1.080	1.080	1.072	1.068	1.059		
放热量	GJ/h	115.4	92.1	74.4	19.6	93.3	77.0	105.1		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•								•	
工质流量	kg/h	272612	47506	272612	78116	43792	374317	728963		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.73	2.01	10.80	4.16	0.35	1.01	1.28		
出口压力	Mpa(g)	10.67	1.98	10.73	3.96	0.32	0.83	1.01		
压降	Mpa	0.060	0.034	0.067	0.199	0.029	0.185	0.272		
出口温度	$^{\circ}$	296.0	214.3	209.4	203.3	145.6	142.7	94.3		
进口温度	$^{\circ}$	209.4	203.3	147.2	146.2	135.0	94.3	27.4		
温升	$^{\circ}$	86.6	11.0	62.2	57.2	10.6	48.3	66.9		
吸热量	GJ/h	114.9	91.7	74.1	19.6	92.9	76.7	104.7		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注 :									-	
 余热锅炉	热效率为	88.77%)							

	半	山二期9	F热力汇点	总表(夏	季工况,最	 身小抽气,	28.5℃,10	00%) 1/2	2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•			•	•	•		
烟气流量	t/h	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	44	124	121	244	216	462	65	26	69
进口温度	$^{\circ}$ C	612	612	585	577	527	463	323	315	311
出口温度	$^{\circ}$ C	612	585	577	527	463	323	315	311	306
温降	$^{\circ}$	0.0	27.8	8.0	49.5	64.1	140.1	7.8	3.8	5.4
比热	KJ/kg.℃		1.193	1.189	1.183	1.168	1.139	0.559	1.114	1.114
放热量	GJ/h		73.2	20.9	129.0	164.7	351.2	19.1	9.3	13.1
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		269075	298022	296631	261209	261208	261209	40901	39192
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.17	1.99	2.06	10.30	10.34	10.39	2.14	0.33
出口压力	Mpa(g)		9.93	1.88	1.99	10.17	10.30	10.30	2.06	0.30
压降	Mpa		0.240	0.114	0.066	0.130	0.034	0.085	0.081	0.034
出口温度	$^{\circ}$ C		566.3	566.2	541.4	491.1	313.9	306.6	302.6	303.7
进口温度	$^{\circ}$		460.9	535.2	345.2	313.9	306.6	293.8	218.1	146.3
温升	$^{\circ}$		105.4	31.0	196.2	177.2	7.3	12.8	84.5	157.3
吸热量	GJ/h		72.9	20.8	128.5	164.0	349.8	19.0	9.3	13.1
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.114	MPa的阅	3门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.075	MPa的阅	圆门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.061	MPa的阅	圆门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.022	MPa的海	3门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	72.95	$O_2 =$	12.24	CO ₂ =	3.76	$H_2O=$	10.19	Ar=	0.86

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧			•		•			•	•	
烟气流量	t/h	2204	2204	1778	426	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
玉降	Pa	202	179	137	137	261	185	179	175	56
进口温度	$^{\circ}$	306.1	262.9	230.4	230.4	192.6	155.2	126.3	84.9	84.9
出口温度	$^{\circ}$	262.9	230.4	193.1	190.7	155.2	126.3	84.9	84.9	84.9
温降	${\mathbb C}$	43.2	32.4	37.4	39.7	37.4	28.9	41.4	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.110	1.097	1.089	1.089	1.080	1.076	1.068		
放热量	GJ/h	105.5	78.5	72.4	18.4	89.2	68.5	97.8		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	-								•	
工质流量	kg/h	261209	40901	261210	69081	41891	386250	563620		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.44	2.17	10.51	4.12	0.36	1.02	1.19		
出口压力	Mpa(g)	10.39	2.14	10.44	3.96	0.33	0.83	1.02		
玉降	Mpa	0.055	0.034	0.061	0.157	0.029	0.197	0.165		
出口温度	\mathbb{C}	293.8	218.1	211.2	207.6	146.3	142.9	101.3		
进口温度	$^{\circ}$	211.1	207.6	148.0	146.9	142.9	101.3	41.1		
温升	$^{\circ}$	82.7	10.6	63.2	60.6	3.4	41.6	60.2		
吸热量	GJ/h	105.1	78.2	72.1	18.4	88.8	68.3	97.4		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注 :			ļ					ļ.		
	热效率为	88. 56%)							

	半	山二期9	F热力汇点	总表(夏	季工况,最	大抽气 ,	28.5℃,10	00%) 1/2	2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	44	124	121	243	215	461	64	26	69
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	612	612	584	577	523	461	322	314	310
出口温度	$^{\circ}$ C	612	584	577	523	461	322	314	310	305
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	28.0	7.9	53.1	62.6	138.8	7.7	4.3	4.8
比热	KJ/kg.℃		1.193	1.189	1.183	1.168	1.139	0.559	1.114	1.114
放热量	GJ/h		73.7	20.7	138.1	160.7	347.9	18.8	10.5	11.8
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		265450	298213	297536	257686	257685	257686	45251	35135
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.06	1.64	1.72	10.19	10.23	10.27	1.84	0.32
出口压力	Mpa(g)		9.83	1.51	1.64	10.06	10.19	10.19	1.72	0.29
压降	Mpa		0.236	0.137	0.077	0.128	0.034	0.082	0.115	0.028
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		566.3	566.2	538.6	488.8	313.1	306.0	299.3	303.8
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		458.6	535.6	327.6	313.1	306.0	293.2	210.8	145.5
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$		107.7	30.7	211.1	175.7	7.1	12.8	88.6	158.3
吸热量	GJ/h		73.4	20.6	137.6	160.1	346.5	18.8	10.5	11.8
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.112	MPa的商	引门和管道	道压降					
(2)再热2		0.091		3门和管道						
(3)中过压	降包括	0.086	MPa的商	到门和管道	道压降					
(4)低过压	降包括	0.018	MPa的商	引门和管道	道压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	72.95	O ₂ =	12.24	CO ₂ =	3.76	$H_2O=$	10.19	Ar=	0.86

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2204	2204	1778	427	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	201	177	136	136	260	184	177	174	58
进口温度	$^{\circ}$ C	305.3	261.1	224.6	224.6	189.1	154.0	122.7	82.1	82.1
出口温度	$^{\circ}$ C	261.1	224.6	189.8	186.1	154.0	122.7	82.1	82.1	82.1
温降	$^{\circ}$ C	44.3	36.4	34.8	38.6	35.1	31.3	40.6	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.110	1.097	1.089	1.089	1.080	1.076	1.068		
放热量	GJ/h	108.2	88.2	67.4	17.9	83.5	74.3	95.6		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧					•					
工质流量	kg/h	257686	45251	257687	74531	39195	392486	635239		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.33	1.87	10.39	4.15	0.35	1.03	1.24		
出口压力	Mpa(g)	10.27	1.84	10.33	3.96	0.32	0.83	1.03		
压降	Mpa	0.054	0.034	0.059	0.181	0.028	0.203	0.208		
出口温度	$^{\circ}$ C	293.2	210.8	206.9	200.7	145.5	140.3	95.8		
进口温度	$^{\circ}$ C	206.8	200.7	147.1	146.1	140.3	95.8	37.8		
温升	$^{\circ}$ C	86.3	10.1	59.8	54.7	5.2	44.5	58.0		
吸热量	GJ/h	107.8	87.8	67.2	17.8	83.2	74.0	95.3		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:			-		-	-	-	-		
余热锅炉	热效率为	89.0%。								

	半山	」二期9F	热力汇总	、表(夏季	工况,冷	再热抽气	[,28.5℃,1	100%) 1	/2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			ļ							<u>, </u>
烟气流量	t/h	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	44	124	121	244	217	461	64	26	69
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	612	612	585	577	529	464	322	314	310
出口温度	$^{\circ}$ C	612	585	577	529	464	322	314	310	305
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	27.7	8.2	47.9	64.7	141.7	7.8	4.0	5.0
比热	KJ/kg.℃		1.193	1.189	1.183	1.168	1.139	0.559	1.114	1.114
放热量	GJ/h		73.1	21.3	124.9	166.3	355.3	19.3	9.9	12.3
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		270734	272209	269464	262713	262712	262713	42805	36583
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.05	1.80	1.86	10.18	10.21	10.27	1.95	0.32
出口压力	Mpa(g)		9.80	1.69	1.80	10.05	10.18	10.18	1.86	0.29
压降	Mpa		0.246	0.105	0.059	0.133	0.034	0.085	0.097	0.030
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		566.3	566.2	544.8	492.3	313.0	305.6	300.7	303.5
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		461.5	531.4	334.7	313.0	305.6	292.7	213.8	145.8
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$		104.8	34.8	210.1	179.3	7.4	12.9	86.9	157.7
吸热量	GJ/h		72.8	21.3	124.4	165.6	353.9	19.2	9.8	12.2
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년		0.117		引门和管道						
(2)再热2		0.069		引门和管道						
(3)中过压	降包括	0.073	MPa的商	到门和管道	道压降					
(4)低过压	降包括	0.020	MPa的商	引门和管道	道压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	72.95	O ₂ =	12.24	CO ₂ =	3.76	$H_2O=$	10.19	Ar=	0.86

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2204	2204	1778	426	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	201	177	137	137	260	185	178	175	57
进口温度	$^{\circ}$	305.3	261.0	226.7	226.7	190.2	154.4	124.2	83.2	83.2
出口温度	$^{\circ}$ C	261.0	226.7	190.8	188.0	154.4	124.2	83.2	83.2	83.2
温降	$^{\circ}$ C	44.3	34.3	35.9	38.7	35.8	30.2	41.0	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.110	1.097	1.089	1.089	1.080	1.076	1.068		
放热量	GJ/h	108.3	82.9	69.7	18.0	85.3	71.7	96.6		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧										
工质流量	kg/h	262713	42805	262714	71455	40030	388978	602502		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.32	1.99	10.38	4.13	0.35	1.03	1.22		
出口压力	Mpa(g)	10.27	1.95	10.32	3.96	0.32	0.83	1.03		
压降	Mpa	0.056	0.034	0.062	0.167	0.028	0.200	0.188		
出口温度	$^{\circ}$ C	292.7	213.8	208.1	203.7	145.8	141.4	98.2		
进口温度	$^{\circ}$ C	208.1	203.7	147.5	146.4	141.4	98.2	39.1		
温升	$^{\circ}$ C	84.7	10.1	60.6	57.2	4.4	43.3	59.1		
吸热量	GJ/h	107.8	82.6	69.4	17.9	84.9	71.4	96.2		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:										
余热锅炉	热效率为	88.81%。								

	半	山二期9	F热力汇》	总表(夏	季工况,平	^Z 均抽气,	28.5℃,10	00%) 1/2	2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧	•		!					!		
烟气流量	t/h	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	44	124	121	243	215	461	64	26	69
进口温度	$^{\circ}$	612	612	584	577	524	461	322	315	310
出口温度	$^{\circ}$	612	584	577	524	461	322	315	310	306
温降	$^{\circ}$ C	0.0	27.9	7.9	52.3	62.9	139.1	7.7	4.2	4.9
比热	KJ/kg.℃		1.193	1.189	1.183	1.168	1.139	0.559	1.114	1.114
放热量	GJ/h		73.6	20.7	136.2	161.6	348.6	18.9	10.3	12.1
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		266202	298199	297373	258416	258416	258416	44374	35948
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.09	1.71	1.79	10.21	10.25	10.30	1.89	0.32
出口压力	Mpa(g)		9.85	1.58	1.71	10.09	10.21	10.21	1.79	0.29
压降	Mpa		0.237	0.132	0.075	0.128	0.034	0.083	0.107	0.029
出口温度	$^{\circ}\!$		566.3	566.2	539.2	489.3	313.3	306.1	299.9	303.8
进口温度	$^{\circ}\!$		459.1	535.5	331.3	313.3	306.1	293.3	212.3	145.6
温升	$^{\circ}\!$		107.3	30.7	207.9	176.0	7.2	12.8	87.7	158.2
吸热量	GJ/h		73.3	20.6	135.7	160.9	347.2	18.8	10.2	12.0
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.113	MPa的问	到门和管道 1000年11月1日 1000年11月1日 1000年11月 10	道压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.088	MPa的问	到门和管道 1	直压降					
(3)中过压		0.081	MPa的问	到门和管道	道压降					
(4)低过压		0.019	MPa的问	同门和管 道	道压降					
(5)烟气成										
	N ₂ =	72.95	O ₂ =	12.24	CO ₂ =	3.76	$H_2O=$	10.19	Ar=	0.86

宮称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
因气侧				-						
烟气流量	t/h	2204	2204	1778	426	2204	2204	2204	2204	2204
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	201	177	136	136	260	184	177	174	58
进口温度	°C	305.5	261.4	225.8	225.8	189.8	154.2	123.3	82.6	82.6
出口温度	°C	261.4	225.8	190.4	187.0	154.2	123.3	82.6	82.6	82.6
温降	$^{\circ}$ C	44.1	35.6	35.3	38.8	35.6	30.9	40.8	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.110	1.097	1.089	1.089	1.080	1.076	1.068		
放热量	GJ/h	107.7	86.2	68.5	18.0	84.7	73.3	96.1		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧			-	-	=		=	<u>-</u>		
工质流量	kg/h	258417	44374	258417	73344	39745	391192	621535		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.35	1.93	10.41	4.14	0.35	1.03	1.23		
出口压力	Mpa(g)	10.30	1.89	10.35	3.96	0.32	0.83	1.03		
压降	Mpa	0.054	0.034	0.060	0.176	0.029	0.202	0.200		
出口温度	$^{\circ}$	293.3	212.3	207.7	202.1	145.6	140.8	96.8		
进口温度	$^{\circ}$	207.7	202.1	147.3	146.2	140.8	96.8	38.3		
温升	$^{\circ}$	85.6	10.2	60.4	55.9	4.8	44.0	58.5		
吸热量	GJ/h	107.3	85.9	68.2	17.9	84.3	73.0	95.7		
污染系数	m ² .℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:										
 余热锅炉	热效率为	88. 93%)							

	<u> </u>	半山二期	9F热力汇	[总表(冬	\$季工况,	最大抽气	€,4℃,100	0%) 1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	55	148	146	293	261	574	81	33	87
进口温度	$^{\circ}$	586	586	568	561	513	456	326	319	314
出口温度	$^{\circ}$	586	568	561	513	456	326	319	314	310
温降	$^{\circ}$	0.0	18.5	6.6	48.3	57.2	129.7	7.2	4.4	4.6
比热	KJ/kg.℃		1.172	1.168	1.162	1.147	1.122	0.553	1.101	1.101
放热量	GJ/h		54.4	19.3	140.5	164.5	364.2	19.9	12.1	12.6
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		275892	314432	314431	275891	275891	275891	52223	36610
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.44	1.75	1.83	10.57	10.61	10.67	1.97	0.32
出口压力	Mpa(g)		10.19	1.61	1.75	10.44	10.57	10.57	1.83	0.29
压降	Mpa		0.243	0.141	0.080	0.138	0.034	0.095	0.143	0.030
出口温度	$^{\circ}$ C		553.6	551.6	524.5	477.5	315.8	309.9	300.8	307.7
进口温度	$^{\circ}$ C		477.5	524.5	322.1	315.8	309.9	297.6	214.2	145.9
温升	$^{\circ}$ C		76.1	27.1	202.4	161.7	5.8	12.4	86.6	161.8
吸热量	GJ/h		54.2	19.2	140.0	163.8	362.8	19.8	12.1	12.5
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2月	玉降包括	0.114	MPa的商	3门和管道	道压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.094	MPa的商	引门和管道	道压降					
(3)中过压	降包括	0.108	MPa的商	3门和管道	道压降					
(4)低过压	降包括	0.020	MPa的商	引门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.79	$O_2=$	12.69	$CO_2 =$	3.78	$H_2O=$	7.85	Ar=	0.89

占称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
因气侧										
烟气流量	t/h	2504	2504	2019	485	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.
玉降	Pa	253	223	172	172	327	232	223	224	52
进口温度	$^{\circ}$ C	309.8	267.1	229.8	229.8	193.4	155.8	127.0	84.1	84.1
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	267.1	229.8	194.3	189.7	155.8	127.0	84.1	84.1	84.1
温降	$^{\circ}$ C	42.7	37.3	35.4	40.1	37.6	28.8	42.9	0.0	0.0
北热	KJ/kg.℃	1.093	1.084	1.076	1.076	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	117.0	101.3	77.1	20.9	100.7	76.4	113.5		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧			-	-	-		-	=		
工质流量	kg/h	275892	52223	275893	84253	47302	371685	739511		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.73	2.01	10.80	4.20	0.35	1.01	1.29		
出口压力	Mpa(g)	10.67	1.97	10.73	3.96	0.32	0.83	1.01		
玉降	Mpa	0.062	0.034	0.068	0.231	0.029	0.183	0.280		
出口温度	$^{\circ}$	297.6	214.2	211.2	202.9	145.9	144.8	96.6		
进口温度	$^{\circ}$	211.2	202.9	147.5	146.4	133.1	96.6	23.8		
温升	$^{\circ}$ C	86.4	11.3	63.7	56.5	12.8	48.3	72.8		
吸热量	GJ/h	116.6	100.9	76.8	20.8	100.3	76.1	113.1		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
主 :	•									
A 1.1. AH 1.3	热效率为	88 14%								

	半	山二期9	F热力汇	总表(冬	季工况,》	冷 再热抽⊄	≒,4℃,10	00%) 1/2	2	
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•			•	•	•		•
烟气流量	t/h	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	55	148	146	295	262	576	81	33	87
进口温度	$^{\circ}$	586	586	568	563	518	459	328	320	316
出口温度	$^{\circ}$ C	586	568	563	518	459	328	320	316	311
温降	$^{\circ}$	0.0	18.2	5.4	44.8	59.2	131.2	7.6	4.2	4.9
比热	KJ/kg.℃		1.172	1.168	1.164	1.151	1.122	0.553	1.101	1.101
放热量	GJ/h		53.5	15.8	130.6	170.1	368.6	20.8	11.7	13.7
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		280942	287711	287711	280941	280941	280942	50342	39841
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.64	1.89	1.96	10.78	10.82	10.88	2.08	0.33
出口压力	Mpa(g)		10.40	1.78	1.89	10.64	10.78	10.78	1.96	0.30
压降	Mpa		0.248	0.110	0.063	0.140	0.034	0.099	0.127	0.035
出口温度	$^{\circ}$		553.8	555.1	530.9	480.6	317.3	310.7	303.0	308.1
进口温度	$^{\circ}$		480.6	530.9	325.9	317.3	310.7	298.0	216.9	146.5
温升	$^{\circ}$		73.2	24.2	205.0	163.3	6.6	12.7	86.1	161.6
吸热量	GJ/h		53.2	15.7	130.1	169.5	367.2	20.7	11.6	13.7
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.116	MPa的阅	3门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.073	MPa的阅	3门和管道	道压降					
(3)中过压	降包括	0.095	MPa的阅	3门和管道	道压降					
(4)低过压	降包括	0.023	MPa的海	3门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$\overline{N_2}=$	74.79	$O_2 =$	12.69	CO ₂ =	3.78	$H_2O=$	7.85	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧			-							
烟气流量	t/h	2504	2504	2019	485	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	254	224	172	172	327	232	223	224	52
进口温度	$^{\circ}$	310.8	267.6	231.8	231.8	194.6	156.4	126.3	83.6	83.6
出口温度	$^{\circ}$ C	267.6	231.8	195.3	191.3	156.4	126.3	83.6	83.6	83.6
温降	$^{\circ}$ C	43.2	35.8	36.5	40.5	38.1	30.2	42.7	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.093	1.084	1.076	1.076	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	118.3	97.2	79.3	21.1	102.0	80.2	113.0		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	-									
工质流量	kg/h	280942	50341	280943	82242	47957	382943	758603		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.95	2.12	11.02	4.19	0.36	1.02	1.32		
出口压力	Mpa(g)	10.88	2.08	10.95	3.96	0.33	0.83	1.02		
压降	Mpa	0.064	0.034	0.071	0.221	0.029	0.194	0.294		
出口温度	$^{\circ}$ C	298.0	216.9	212.3	205.3	146.5	144.5	95.5		
进口温度	$^{\circ}$	212.3	205.3	148.0	146.9	136.7	95.3	25.0		
温升	$^{\circ}$	85.7	11.6	64.3	58.4	9.8	49.2	70.5		
吸热量	GJ/h	117.8	96.8	79.0	21.0	101.6	79.8	112.6		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:	-		-		-		-	-		
 余热锅炉	热效率为	88. 23%	0							

	<u> </u>	半山二期	9F热力汇	[总表(冬	\$季工况,	平均抽气	€,4℃,100	0%) 1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	55	148	146	294	261	574	81	33	87
进口温度	$^{\circ}$ C	586	586	568	561	514	456	326	319	315
出口温度	$^{\circ}$ C	586	568	561	514	456	326	319	315	310
温降	$^{\circ}$ C	0.0	18.4	6.4	47.2	57.8	130.1	7.3	4.2	4.9
比热	KJ/kg.℃		1.172	1.168	1.162	1.147	1.122	0.553	1.101	1.101
放热量	GJ/h		54.1	18.8	137.2	166.1	365.4	20.1	11.6	13.5
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		277337	314007	314006	277336	277335	277336	50425	39400
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.50	1.88	1.96	10.64	10.67	10.73	2.08	0.33
出口压力	Mpa(g)		10.25	1.75	1.88	10.50	10.64	10.64	1.96	0.30
压降	Mpa		0.245	0.131	0.075	0.138	0.034	0.097	0.126	0.034
出口温度	$^{\circ}$		553.6	552.1	525.7	478.4	316.2	310.2	302.2	307.4
进口温度	$^{\circ}$		478.4	525.7	328.3	316.2	310.2	297.7	216.9	146.4
温升	$^{\circ}$		75.2	26.4	197.3	162.2	6.1	12.4	85.3	160.9
吸热量	GJ/h		53.9	18.7	136.7	165.4	364.0	20.0	11.6	13.5
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.115	MPa的商	3门和管道	 鱼压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.087	MPa的商	引门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.095	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.023	MPa的阅]门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	74.79	$O_2 =$	12.69	$CO_2 =$	3.78	$H_2O=$	7.85	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧				-			-	-	-	
烟气流量	t/h	2504	2504	2019	485	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	254	224	172	172	327	232	223	224	52
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	310.0	267.7	231.9	231.9	194.8	156.4	126.8	83.9	83.9
出口温度	$^{\circ}$	267.7	231.9	195.7	191.4	156.4	126.8	83.9	83.9	83.9
温降	$^{\circ}$ C	42.3	35.8	36.2	40.5	38.4	29.6	42.9	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.093	1.084	1.076	1.076	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	115.9	97.3	78.8	21.1	102.7	78.6	113.5		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧										
工质流量	kg/h	277337	50424	277337	82304	48280	379612	746770		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.80	2.12	10.86	4.19	0.36	1.02	1.30		
出口压力	Mpa(g)	10.73	2.08	10.80	3.96	0.33	0.83	1.02		
压降	Mpa	0.063	0.034	0.069	0.221	0.029	0.191	0.285		
出口温度	$^{\circ}$	297.7	216.9	212.8	205.3	146.4	144.8	96.2		
进口温度	$^{\circ}$ C	212.8	205.3	148.1	147.0	135.7	96.2	24.9		
温升	$^{\circ}$	84.9	11.6	64.7	58.3	10.7	48.6	71.3		
吸热量	GJ/h	115.5	96.9	78.5	21.1	102.3	78.3	113.1		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
 注 :										
	 ·热效率为	00 170/								

	<u> </u>	半山二期	9F热力汇	[总表(冬	\$季工况,	最小抽气	€,4℃,100	0%) 1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	55	148	146	294	262	575	81	33	87
进口温度	$^{\circ}$ C	586	586	568	562	516	458	327	320	316
出口温度	$^{\circ}$ C	586	568	562	516	458	327	320	316	310
温降	$^{\circ}$ C	0.0	18.3	6.2	45.5	58.6	130.7	7.4	3.9	5.4
比热	KJ/kg.℃		1.172	1.168	1.164	1.149	1.122	0.553	1.101	1.101
放热量	GJ/h		53.8	18.1	132.5	168.4	367.1	20.4	10.9	14.9
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		279428	313334	313333	279427	279427	279427	47765	43704
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		10.59	2.09	2.16	10.73	10.76	10.82	2.26	0.34
出口压力	Mpa(g)		10.34	1.97	2.09	10.59	10.73	10.73	2.16	0.30
压降	Mpa		0.246	0.118	0.068	0.139	0.034	0.098	0.105	0.041
出口温度	$^{\circ}$		553.7	552.8	527.4	479.6	316.8	310.6	304.3	306.8
进口温度	$^{\circ}$		479.6	527.4	337.4	316.8	310.6	298.1	221.0	147.2
温升	$^{\circ}$		74.1	25.4	190.0	162.8	6.3	12.5	83.3	159.6
吸热量	GJ/h		53.6	18.0	131.9	167.7	365.6	20.3	10.9	14.8
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.116	MPa的商	3门和管道	 鱼压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.078	MPa的商	引门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.079	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.028	MPa的阅]门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	74.79	$O_2 =$	12.69	$CO_2 =$	3.78	$H_2O=$	7.85	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	2504	2504	2020	485	2504	2504	2504	2504	2504
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	254	225	173	173	328	232	223	224	52
进口温度	$^{\circ}$	310.3	268.7	235.1	235.1	197.1	157.4	126.6	83.7	83.7
出口温度	$^{\circ}$ C	268.7	235.1	197.7	194.1	157.4	126.6	83.7	83.7	83.7
温降	$^{\circ}$ C	41.7	33.6	37.3	40.9	39.7	30.8	42.9	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.093	1.084	1.076	1.076	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	114.1	91.4	81.1	21.3	106.1	81.9	113.5		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•									
工质流量	kg/h	279428	47764	279428	79364	49914	391455	756002		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	10.89	2.30	10.96	4.17	0.37	1.03	1.32		
出口压力	Mpa(g)	10.82	2.26	10.89	3.96	0.34	0.83	1.03		
压降	Mpa	0.064	0.034	0.070	0.207	0.029	0.203	0.292		
出口温度	$^{\circ}$ C	298.1	221.0	215.2	209.1	147.2	144.8	95.8		
进口温度	$^{\circ}$	215.2	209.1	149.2	148.1	139.7	95.8	26.7		
温升	$^{\circ}$ C	82.9	11.9	66.0	60.9	7.5	49.1	69.1		
吸热量	GJ/h	113.7	91.1	80.8	21.3	105.7	81.5	113.0		
污染系数	m².℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
 注 :	•				•		•			
余热锅炉	热效率为	88.2%。								

		半山.	二期9F热	力汇总表	(夏季]	二况,28.5°	C,75%)	1/2		
	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	1739	1739	1739	1739	1739	1739	1739	1739	1739
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	29	86	82	165	146	298	41	17	44
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	648	648	592	579	529	461	309	302	299
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	648	592	579	529	461	309	302	299	294
温降	$^{\circ}$	0.0	56.1	12.6	50.2	67.4	152.8	7.0	3.1	5.1
比热	KJ/kg.°C		1.197	1.189	1.183	1.168	1.135	0.557	1.114	1.110
放热量	GJ/h		117.1	25.9	103.3	136.8	301.6	13.5	5.9	9.8
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		238771	259792	254716	210650	210650	210650	27788	30366
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		8.63	1.97	2.02	8.73	8.76	8.78	2.06	0.26
出口压力	Mpa(g)		8.41	1.88	1.97	8.63	8.73	8.73	2.02	0.24
压降	Mpa		0.217	0.087	0.050	0.104	0.033	0.053	0.038	0.023
出口温度	$^{\circ}$ C		566.3	566.2	548.0	501.7	301.9	295.8	295.1	293.1
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		379.6	521.7	364.6	301.9	295.8	284.1	216.3	140.3
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$		186.8	44.5	183.4	199.7	6.1	11.7	78.8	152.7
吸热量	GJ/h		116.6	25.8	102.9	136.3	300.4	13.4	5.9	9.7
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.107	MPa的商	到门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.058	MPa的商	引门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.028	MPa的商	到门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.016	MPa的商	引门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2 =$	72.93	O ₂ =	12.23	$CO_2=$	3.76	$H_2O=$	10.19	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧							•	•		
烟气流量	t/h	1739	1739	1403	336	1739	1739	1739	1739	1739
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	129	115	89	89	167	118	115	108	3
进口温度	°C	293.6	253.0	225.0	225.0	185.6	147.9	118.7	79.8	79.8
出口温度	°C	253.0	225.0	185.7	185.1	147.9	118.7	79.8	79.8	79.8
温降	$^{\circ}$ C	40.6	28.0	39.3	39.9	37.7	29.3	38.8	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.105	1.097	1.089	1.089	1.080	1.076	1.068		
放热量	GJ/h	77.9	53.4	60.0	14.6	70.8	54.7	72.1		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧					•		•	•		
工质流量	kg/h	210651	27788	210651	50428	32973	324643	467216		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	8.82	2.09	8.86	4.05	0.29	0.97	1.08		
出口压力	Mpa(g)	8.78	2.06	8.82	3.96	0.26	0.83	0.97		
压降	Mpa	0.037	0.034	0.040	0.084	0.028	0.139	0.115		
出口温度	°C	284.1	216.3	207.4	207.1	140.3	136.3	96.7		
进口温度	°C	207.4	207.1	142.4	141.3	136.3	96.7	43.9		
温升	°C	76.7	9.3	65.1	65.7	4.0	39.6	52.8		
吸热量	GJ/h	77.6	53.2	59.8	14.5	70.5	54.5	71.8		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注 :	•						•	•	•	
余热锅炉	热效率为	89.97%。								

		半山	」二期9F担	热力汇总	表(ISO)		2,75%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	1855	1855	1855	1855	1855	1855	1855	1855	1855
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	32	94	91	182	162	334	46	19	50
进口温度	$^{\circ}$ C	634	634	588	578	529	462	312	305	302
出口温度	$^{\circ}$ C	634	588	578	529	462	312	305	302	297
温降	$^{\circ}$ C	0.0	45.4	10.4	49.1	66.7	150.0	7.0	3.2	4.7
比热	KJ/kg.℃		1.185	1.176	1.170	1.156	1.122	0.551	1.101	1.101
放热量	GJ/h		99.8	22.8	106.4	142.8	312.5	14.3	6.5	9.6
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		242570	264360	260692	221355	221354	221355	30153	29263
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		8.95	2.01	2.06	9.06	9.10	9.12	2.10	0.26
出口压力	Mpa(g)		8.73	1.92	2.01	8.95	9.06	9.06	2.06	0.24
压降	Mpa		0.218	0.088	0.052	0.110	0.034	0.060	0.044	0.022
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		566.3	566.2	546.4	499.4	304.6	298.5	297.2	296.5
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		407.4	527.8	362.1	304.6	298.5	286.8	217.4	140.1
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$		158.9	38.4	184.3	194.8	6.1	11.7	79.8	156.4
吸热量	GJ/h		99.4	22.8	105.9	142.3	311.3	14.3	6.5	9.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2月	玉降包括	0.106	MPa的商	引门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.059	MPa的商	引门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.033	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.015	MPa的阅]门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.66	$O_2=$	12.58	$CO_2 =$	3.59	$H_2O=$	8.27	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	1855	1855	1497	358	1855	1855	1855	1855	1855
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	145	129	99	99	187	131	126	120	-5
进口温度	°C	296.9	255.5	226.7	226.7	186.7	148.1	115.1	75.8	75.8
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$	255.5	226.7	186.9	185.8	148.1	115.1	75.8	75.8	75.8
温降	°C	41.4	28.8	39.7	40.9	38.6	33.0	39.3	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.093	1.084	1.076	1.076	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	84.1	58.0	64.1	15.8	76.6	65.1	77.1		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	-		•		•		•	•		
工质流量	kg/h	221356	30153	221356	54513	35682	311872	679960		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	9.16	2.14	9.21	4.06	0.29	0.96	1.19		
出口压力	Mpa(g)	9.12	2.10	9.16	3.96	0.26	0.83	0.96		
压降	Mpa	0.040	0.034	0.044	0.098	0.028	0.129	0.237		
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$	286.8	217.4	208.4	207.1	140.1	136.2	87.1		
进口温度	°C	208.4	207.1	142.3	141.2	130.3	87.1	28.1		
温升	°C	78.4	10.3	66.1	65.9	9.8	49.1	58.9		
吸热量	GJ/h	83.7	57.7	63.9	15.7	76.3	64.8	76.8		
污染系数	m ² .℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
<u></u> 注:				ı			!			·
	热效率为	90. 33%)							

		半山二	期9F热力	汇总表(性能保证	E工况,17	.4℃,75%	(a) 1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	1838	1838	1838	1838	1838	1838	1838	1838	1838
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	32	93	90	179	159	328	46	18	49
进口温度	$^{\circ}$	637	637	589	578	529	462	312	304	301
出口温度	$^{\circ}$	637	589	578	529	462	312	304	301	296
温降	$^{\circ}$ C	0.0	47.7	11.0	49.3	66.9	150.4	7.1	3.2	5.0
比热	KJ/kg.℃		1.189	1.181	1.174	1.160	1.126	0.553	1.105	1.101
放热量	GJ/h		104.1	23.9	106.2	142.3	311.4	14.4	6.4	10.2
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		243025	264742	260625	220153	220152	220153	29653	31121
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		8.92	2.01	2.06	9.03	9.07	9.09	2.11	0.27
出口压力	Mpa(g)		8.70	1.92	2.01	8.92	9.03	9.03	2.06	0.24
压降	Mpa		0.219	0.088	0.052	0.109	0.034	0.059	0.043	0.025
出口温度	$^{\circ}\!$		566.3	566.2	546.9	499.9	304.3	298.1	297.1	295.6
进口温度	$^{\circ}$		401.3	526.0	362.7	304.3	298.1	286.3	217.4	140.6
温升	$^{\circ}$		165.0	40.2	184.2	195.6	6.2	11.8	79.6	155.0
吸热量	GJ/h		103.7	23.8	105.8	141.7	310.2	14.3	6.4	10.1
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.107	MPa的商	引门和管道	直压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.059	MPa的商	引门和管道	道压降					
(3)中过压	降包括	0.032	MPa的阅	3门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.016	MPa的海	3门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.06	O ₂ =	12.46	CO ₂ =	3.8	$H_2O=$	8.8	Ar=	0.88

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	1838	1838	1483	355	1838	1838	1838	1838	1838
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	143	127	98	98	184	129	124	118	-1
进口温度	$^{\circ}$ C	296.3	255.1	226.6	226.6	186.8	148.5	112.9	74.8	74.8
出口温度	$^{\circ}$ C	255.1	226.6	187.0	185.9	148.5	112.9	74.8	74.8	74.8
温降	$^{\circ}$ C	41.2	28.5	39.6	40.7	38.3	35.6	38.1	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.097	1.089	1.080	1.080	1.072	1.068	1.059		
放热量	GJ/h	83.0	57.0	63.5	15.6	75.5	69.6	74.2		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧					•		•			
工质流量	kg/h	220153	29652	220154	53853	35179	332120	707530		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	9.13	2.14	9.17	4.06	0.29	0.97	1.23		
出口压力	Mpa(g)	9.09	2.11	9.13	3.96	0.27	0.83	0.97		
压降	Mpa	0.039	0.034	0.044	0.096	0.028	0.145	0.257		
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$	286.3	217.4	208.4	207.3	140.6	134.4	85.1		
进口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$	208.4	207.3	142.6	141.5	134.4	85.1	31.7		
温升	$^{\circ}$ C	77.9	10.1	65.8	65.8	6.1	49.4	53.3		
吸热量	GJ/h	82.7	56.7	63.3	15.5	75.2	69.3	73.9		
污染系数	m².°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:									•	
余热锅炉	热效率为	90.55%。								

		半山	二期9F払	·力汇总表	長(冬季]	工况,4℃	,75%)	1/2		
 名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	1945	1945	1945	1945	1945	1945	1945	1945	1945
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	34	100	98	196	174	363	51	20	54
进口温度	${\mathbb C}$	616	616	583	575	527	462	314	307	304
出口温度	${\mathbb C}$	616	583	575	527	462	314	307	304	298
温降	$^{\circ}$ C	0.0	33.6	7.8	47.6	65.8	147.6	7.2	3. 3	5. 3
比热	KJ/kg.℃		1. 176	1. 172	1. 166	1.151	1. 122	0.551	1. 097	1.097
放热量	GJ/h		77.1	17. 7	107.8	147.2	321.9	15. 4	7.0	11.2
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99. 6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0. 176	0. 176	0. 176	0.176	0. 176	0.176	0. 176	0. 176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		242511	264321	262764	229934	229934	229934	32281	34138
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		9.17	2.01	2.06	9.29	9.32	9.35	2.11	0.28
出口压力	Mpa(g)		8.96	1.92	2.01	9.17	9.29	9.29	2.06	0.25
压降	Mpa		0.216	0.089	0.052	0.114	0.034	0.065	0.051	0.029
出口温度	$^{\circ}$ C		566 . 3	566. 2	544. 4	497.0	306.3	299.9	298. 2	296.9
进口温度	$^{\circ}$		441.6	536.6	358.9	306.3	299.9	287.9	217.5	141.7
温升	$^{\circ}$ C		124.7	29. 7	185. 4	190.7	6.4	12.1	80.7	155. 2
吸热量	GJ/h		76. 7	17. 7	107.4	146.6	320.6	15. 4	7.0	11.2
污染系数	m2.℃/KW		0. 176	0. 176	0. 176	0. 176	0. 176	0. 176	0. 176	0. 176
注:										
(1)高过2년	E降包括	0.103	MPa的阀	门和管道	压降					
(2)再热2月	E降包括	0.059	MPa的阀	门和管道	压降					
(3)中过压	降包括	0.038	MPa的阀	门和管道	压降					
(4)低过压	降包括	0.019	MPa的阀	门和管道	压降					
(5)烟气成	分:									
	N ₂ =	74.79	O ₂ =	12.68	CO ₂ =	3.78	H ₂ O=	7.86	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧					•	•	•	•	•	
烟气流量	t/h	1945	1945	1570	376	1945	1945	1945	1945	1945
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	158	141	108	108	204	144	138	133	-20
进口温度	$^{\circ}$	298. 2	256.8	227. 4	227.4	188. 1	149.9	117.8	78. 1	78. 1
出口温度	$^{\circ}$ C	256. 8	227.4	188. 4	186.9	149.9	117.8	78. 1	78. 1	78. 1
温降	$^{\circ}$	41.4	29.4	39.0	40.5	38. 2	32. 2	39. 7	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1. 093	1.084	1.076	1.076	1.068	1.059	1.055		
放热量	GJ/h	87. 9	62.1	65. 8	16.4	79.3	66. 3	81.5		
效率	%	99.6	99.6	99. 6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0. 176	0.176	0. 176	0.176	0. 176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	-		-	-	-		-	=	<u>-</u>	
工质流量	kg/h	229935	32280	229936	57831	37007	336039	625563		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	9.39	2.14	9.44	4.07	0.31	0.98	1.18		
出口压力	Mpa(g)	9.35	2.11	9.39	3.96	0.28	0.83	0.98		
压降	Mpa	0.043	0.034	0.048	0.110	0.028	0.150	0.202		
出口温度	$^{\circ}$	287.9	217.5	209. 0	207. 1	141.7	137.4	91.1		
进口温度	$^{\circ}$	209.0	207.1	143. 7	142.7	137. 4	91.1	33. 3		
温升	$^{\circ}$	78.9	10.4	65. 3	64. 4	4.3	46. 4	57.8		
吸热量	GJ/h	87.6	61.8	65. 5	16. 3	78.9	66.0	81.1		
污染系数	m ² .°C/KW	0. 176	0.176	0. 176	0.176	0. 176	0.176	0.176		
注 :						_				
 余热锅炉	热效率为	89.69%	0							

		半山	二期9F热	力汇总表	(夏季]	二况,28.5°	°C,50%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•				•			•
烟气流量	t/h	1391	1391	1391	1391	1391	1391	1391	1391	1391
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	18	59	56	112	99	195	27	11	29
进口温度	${\mathbb C}$	648	648	581	573	521	455	294	288	285
出口温度	${\mathbb C}$	648	581	573	521	455	294	288	285	280
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	67.0	8.2	51.2	66.8	161.1	5.9	2.9	4.2
比热	KJ/kg.℃		1.193	1.185	1.176	1.162	1.126	0.553	1.105	1.101
放热量	GJ/h		111.2	13.6	83.8	107.7	252.7	9.1	4.5	6.5
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		195038	209203	207871	166442	166441	166441	22507	21309
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		7.12	1.57	1.61	7.20	7.23	7.23	1.64	0.23
出口压力	Mpa(g)		6.95	1.50	1.57	7.12	7.20	7.20	1.61	0.22
压降	Mpa		0.175	0.070	0.042	0.081	0.032	0.032	0.031	0.013
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		566.3	566.2	545.9	502.6	288.7	284.0	282.8	281.4
进口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		346.1	537.3	361.8	288.7	284.0	273.6	205.5	136.8
温升	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		220.2	28.9	184.1	213.9	4.7	10.4	77.3	144.6
吸热量	GJ/h		110.7	13.5	83.4	107.3	251.7	9.1	4.5	6.4
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.087	MPa的商	3门和管道	 鱼压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.046	MPa的阅	同门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.023	MPa的商	引门和管道						
(4)低过压	降包括	0.008	MPa的阅	引门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$\overline{N_2}$ =	73.18	$O_2=$	12.95	$CO_2=$	3.43	$H_2O=$	9.56	Ar=	0.88

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧			•		•		•	•	•	
烟气流量	t/h	1391	1391	1123	269	1391	1391	1391	1391	1391
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	85	75	58	58	110	78	75	68	-26
进口温度	$^{\circ}$	280.4	242.0	212.9	212.9	176.6	142.9	113.7	76.1	76.1
出口温度	$^{\circ}$ C	242.0	212.9	176.8	175.7	142.9	113.7	76.1	76.1	76.1
温降	$^{\circ}$ C	38.4	29.1	36.2	37.3	33.6	29.2	37.6	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.097	1.089	1.084	1.080	1.076	1.068	1.063		
放热量	GJ/h	58.6	44.0	44.0	10.8	50.3	43.5	55.6		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧			•	•	•		•	•	•	
工质流量	kg/h	166442	22506	166443	40927	23322	258608	397747		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	7.26	1.67	7.28	4.02	0.26	0.92	1.00		
出口压力	Mpa(g)	7.23	1.64	7.26	3.96	0.23	0.83	0.92		
压降	Mpa	0.023	0.033	0.026	0.055	0.027	0.089	0.084		
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	273.6	205.5	199.3	198.3	136.8	132.9	93.3		
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	199.3	198.3	138.8	137.8	132.9	93.3	42.1		
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$	74.2	7.2	60.5	60.6	3.9	39.6	51.2		
吸热量	GJ/h	58.4	43.9	43.8	10.8	50.1	43.3	55.4		
污染系数	m².℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:										
余热锅炉	热效率为	90.51%。								
,										

		半山	」二期9F	热力汇总	表(ISO		2,50%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧					ļ.		ļ			
烟气流量	t/h	1453	1453	1453	1453	1453	1453	1453	1453	1453
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	20	63	60	120	106	210	29	12	31
进口温度	$^{\circ}$ C	648	648	583	574	522	455	296	290	287
出口温度	$^{\circ}$ C	648	583	574	522	455	296	290	287	283
温降	$^{\circ}$ C	0.0	65.3	9.0	51.2	66.9	159.7	5.9	2.9	3.8
比热	KJ/kg.℃		1.181	1.172	1.164	1.149	1.118	0.548	1.093	1.093
放热量	GJ/h		112.0	15.3	86.4	111.6	259.1	9.4	4.7	6.0
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		200783	216126	214272	172261	172261	172261	23447	19244
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		7.34	1.62	1.67	7.42	7.45	7.45	1.70	0.22
出口压力	Mpa(g)		7.16	1.55	1.62	7.34	7.42	7.42	1.67	0.21
压降	Mpa		0.180	0.072	0.043	0.084	0.032	0.034	0.032	0.010
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		566.3	566.2	546.2	502.6	290.7	286.1	284.7	284.3
进口温度	$^{\circ}$ C		351.3	534.6	362.2	290.7	286.1	275.8	207.2	136.4
温升	$^{\circ}$ C		215.1	31.7	183.9	211.9	4.6	10.3	77.6	147.9
吸热量	GJ/h		111.5	15.3	86.1	111.1	258.0	9.3	4.7	5.9
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.089	MPa的阅	引门和管道	道压降					
(2)再热2	玉降包括	0.048	MPa的商	引门和管道	道压降					
(3)中过压	降包括	0.024	MPa的商	引门和管道	道压降					
(4)低过压	降包括	0.007	MPa的商	引门和管道	道压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.68	$O_2=$	13.17	$CO_2 =$	3.52	$H_2O=$	7.74	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧			•		•	•	•	•	•	
烟气流量	t/h	1453	1453	1172	281	1453	1453	1453	1453	1453
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.
压降	Pa	91	81	62	62	118	83	80	73	-41
进口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$	283.1	244.0	214.8	214.8	177.6	142.8	110.1	72.4	72.4
出口温度	$^{\circ}$ C	244.0	214.8	177.7	176.8	142.8	110.1	72.4	72.4	72.4
温降	$^{\circ}$ C	39.1	29.2	37.1	38.1	34.7	32.8	37.7	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.089	1.080	1.072	1.072	1.063	1.059	1.055		
放热量	GJ/h	61.8	45.8	46.6	11.4	53.7	50.4	57.6		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧			=	-	-	-	-	-	-	
工质流量	kg/h	172262	23447	172263	42017	24907	245757	565892		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	7.48	1.73	7.51	4.02	0.25	0.91	1.07		
出口压力	Mpa(g)	7.45	1.70	7.48	3.96	0.22	0.83	0.91		
压降	Mpa	0.025	0.033	0.027	0.058	0.028	0.081	0.166		
出口温度	$^{\circ}$ C	275.8	207.2	200.6	199.7	136.4	132.7	84.3		
进口温度	$^{\circ}$ C	200.6	199.7	138.6	137.6	125.6	84.3	28.4		
温升	$^{\circ}$ C	75.3	7.4	61.9	62.2	10.8	48.4	55.9		
吸热量	GJ/h	61.5	45.6	46.4	11.4	53.5	50.2	57.4		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
					<u></u>					

		半山二	期9F热力	汇总表(性能保证	E工况,17	.4℃,50%	(o) 1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•				•			•
烟气流量	t/h	1447	1447	1447	1447	1447	1447	1447	1447	1447
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	20	63	59	119	106	209	29	12	31
进口温度	${\mathbb C}$	648	648	582	573	522	455	296	290	287
出口温度	$^{\circ}$	648	582	573	522	455	296	290	287	283
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	65.3	9.0	51.1	66.9	159.8	5.9	3.0	3.9
比热	KJ/kg.℃		1.185	1.176	1.168	1.151	1.118	0.548	1.097	1.097
放热量	GJ/h		112.0	15.3	86.3	111.4	259.0	9.5	4.7	6.3
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		200584	215824	213984	172036	172035	172036	23349	20485
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		7.32	1.62	1.67	7.41	7.44	7.44	1.70	0.23
出口压力	Mpa(g)		7.15	1.55	1.62	7.32	7.41	7.41	1.67	0.22
压降	Mpa		0.180	0.072	0.043	0.084	0.032	0.034	0.032	0.012
出口温度	$^{\circ}$ C		566.3	566.2	546.2	502.6	290.6	285.9	284.6	283.8
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		351.1	534.6	362.2	290.6	285.9	275.5	207.1	136.7
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$		215.3	31.6	183.9	212.0	4.7	10.4	77.6	147.2
吸热量	GJ/h		111.5	15.2	85.9	111.0	257.9	9.4	4.7	6.3
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.089	MPa的商	引门和管道	鱼压降					
(2)再热2		0.048		3门和管道						
(3)中过压		0.024	MPa的商	3门和管道	恒压降					
(4)低过压		0.008	MPa的商	到门和管道	直压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.28	O ₂ =	13.08	$CO_2=$	3.51	$H_2O=$	8.25	Ar=	0.88

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧			•		•		•	•	•	
烟气流量	t/h	1447	1447	1168	279	1447	1447	1447	1447	1447
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.
压降	Pa	91	81	62	62	117	83	79	72	-36
进口温度	$^{\circ}$ C	282.7	243.8	214.7	214.7	177.7	143.0	108.8	71.9	71.9
出口温度	$^{\circ}$ C	243.8	214.7	177.8	177.2	143.0	108.8	71.9	71.9	71.9
温降	$^{\circ}$ C	38.9	29.1	36.9	37.6	34.7	34.2	36.9	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.089	1.080	1.076	1.076	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	61.4	45.5	46.4	11.3	53.5	52.5	56.4		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧			•		•		•	•	•	
工质流量	kg/h	172037	23348	172037	41188	24818	255028	578911		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	7.47	1.73	7.49	4.02	0.25	0.91	1.09		
出口压力	Mpa(g)	7.44	1.70	7.47	3.96	0.23	0.83	0.91		
压降	Mpa	0.024	0.034	0.027	0.056	0.028	0.086	0.174		
出口温度	$^{\circ}$ C	275.5	207.1	200.5	200.2	136.7	131.8	83.3		
进口温度	$^{\circ}$ C	200.5	200.2	138.8	137.7	128.4	83.3	30.5		
温升	$^{\circ}$ C	75.0	6.8	61.7	62.5	8.3	48.5	52.8		
吸热量	GJ/h	61.2	45.3	46.2	11.2	53.3	52.3	56.2		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:							•		•	
余热锅炉	热效率为	91.14%)							

		半山	」二期9F	热力汇总	表(冬季	工况,4℃	,50%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•							
烟气流量	t/h	1497	1497	1497	1497	1497	1497	1497	1497	1497
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	21	66	63	126	112	222	31	12	33
进口温度	${\mathbb C}$	648	648	584	574	523	456	298	291	288
出口温度	$^{\circ}$	648	584	574	523	456	298	291	288	284
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	63.9	9.6	50.9	67.0	158.7	6.2	3.0	4.3
比热	KJ/kg.℃		1.181	1.168	1.164	1.147	1.114	0.546	1.093	1.093
放热量	GJ/h		112.7	16.9	88.6	114.9	265.0	10.1	4.9	7.0
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		205834	221817	219492	177310	177309	177309	23867	22601
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		7.51	1.67	1.71	7.60	7.63	7.64	1.75	0.23
出口压力	Mpa(g)		7.33	1.60	1.67	7.51	7.60	7.60	1.71	0.22
压降	Mpa		0.185	0.074	0.043	0.087	0.032	0.037	0.033	0.014
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		566.3	566.2	546.5	502.6	292.3	287.3	286.2	284.9
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		355.5	532.3	362.6	292.3	287.3	276.7	208.4	137.0
温升	$^{\circ}$ C		210.8	33.9	183.9	210.3	4.9	10.7	77.8	147.9
吸热量	GJ/h		112.3	16.8	88.2	114.4	264.0	10.0	4.8	7.0
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2月	玉降包括	0.091	MPa的商	引门和管道	道压降					
(2)再热2	玉降包括	0.049	MPa的商	3门和管道	道压降					
(3)中过压	降包括	0.024	MPa的商	引门和 管道	道压降					
(4)低过压	降包括	0.009	MPa的商	引门和管 道	 鱼压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.93	O ₂ =	13.08	$CO_2=$	3.6	$H_2O=$	7.5	Ar=	0.89

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	1497	1497	1208	289	1497	1497	1497	1497	1497
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.
压降	Pa	96	86	66	66	124	88	84	77	-60
进口温度	$^{\circ}$ C	284.2	245.1	216.2	216.2	178.6	143.5	108.4	72.2	72.2
出口温度	$^{\circ}$ C	245.1	216.2	178.8	177.4	143.5	108.4	72.2	72.2	72.2
温降	$^{\circ}$ C	39.1	28.8	37.4	38.8	35.1	35.1	36.3	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.084	1.080	1.072	1.072	1.063	1.055	1.051		
放热量	GJ/h	63.6	46.5	48.4	12.0	55.7	55.5	57.1		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列								
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•			-				•		
工质流量	kg/h	177310	23866	177311	44167	25860	274930	581745		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	7.66	1.78	7.69	4.03	0.26	0.93	1.10		
出口压力	Mpa(g)	7.64	1.75	7.66	3.96	0.23	0.83	0.93		
压降	Mpa	0.026	0.034	0.028	0.064	0.027	0.100	0.177		
出口温度	$^{\circ}$	276.7	208.4	201.5	200.1	137.0	131.0	83.4		
进口温度	$^{\circ}$ C	201.5	200.1	139.1	138.0	131.0	83.4	33.9		
温升	$^{\circ}$	75.2	8.4	62.4	62.1	6.0	47.6	49.6		
吸热量	GJ/h	63.3	46.4	48.2	12.0	55.5	55.2	56.9		
污染系数	m ² .℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:										

		半山土	二期9F热	力汇总表	(夏季]	二况,28.5°	°C,30%)	1/2		
	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•				•			
烟气流量	t/h	1185	1185	1185	1185	1185	1185	1185	1185	1185
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	12	43	42	84	75	143	19	8	21
进口温度	${\mathbb C}$	587	587	564	560	514	448	276	271	268
出口温度	${\mathbb C}$	587	564	560	514	448	276	271	268	265
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	23.4	4.1	45.6	66.4	172.1	5.0	2.8	3.4
比热	KJ/kg.℃		1.172	1.168	1.164	1.151	1.114	0.546	1.093	1.093
放热量	GJ/h		32.5	5.6	62.8	90.2	227.4	6.5	3.6	4.3
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		144098	156226	156226	140559	140559	140559	19260	15755
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		5.49	1.13	1.16	5.56	5.59	5.58	1.19	0.22
出口压力	Mpa(g)		5.35	1.08	1.13	5.49	5.56	5.56	1.16	0.21
压降	Mpa		0.132	0.053	0.032	0.077	0.032	0.022	0.030	0.007
出口温度	$^{\circ}$ C		566.3	557.4	541.3	500.4	271.8	268.4	267.1	266.2
进口温度	$^{\circ}$ C		470.6	541.3	355.7	271.8	268.4	259.3	191.4	135.8
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$		95.7	16.1	185.7	228.6	3.4	9.1	75.7	130.3
吸热量	GJ/h		32.3	5.6	62.6	89.9	226.5	6.4	3.6	4.3
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2月	玉降包括	0.062	MPa的商	引门和管道						
(2)再热2		0.035	MPa的商	3门和管道	鱼压降					
(3)中过压	降包括	0.022	MPa的商	3门和管道	鱼压降					
(4)低过压	降包括	0.004	MPa的商	3门和管道	鱼压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	73.65	O ₂ =	14.34	$CO_2=$	2.79	$H_2O=$	8.34	Ar=	0.88

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	1185	1185	956	229	1185	1185	1185	1185	1185
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
玉降	Pa	61	54	42	42	81	59	57	50	-45
进口温度	${\mathbb C}$	264.5	228.4	198.3	198.3	168.1	140.8	118.9	79.0	79.0
出口温度	°C	228.4	198.3	168.2	167.7	140.8	118.9	79.0	79.0	79.0
温降	$^{\circ}$	36.1	30.1	30.1	30.7	27.3	21.9	39.9	0.0	0.0
北热	KJ/kg.℃	1.084	1.080	1.072	1.072	1.068	1.063	1.059		
放热量	GJ/h	46.5	38.4	30.9	7.5	34.4	27.6	50.0		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧										
工质流量	kg/h	140560	19260	140561	33580	15945	193436	284094		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	5.60	1.23	5.62	4.00	0.25	0.88	0.92		
出口压力	Mpa(g)	5.58	1.19	5.60	3.96	0.22	0.83	0.88		
玉降	Mpa	0.016	0.032	0.019	0.037	0.027	0.050	0.044		
出口温度	°C	259.3	191.4	188.3	188.1	135.8	135.3	101.8		
进口温度	°C	188.3	188.1	137.8	136.7	135.3	101.8	40.4		
温升	°C	71.1	3.3	50.5	51.4	0.5	33.5	61.4		
吸热量	GJ/h	46.3	38.3	30.8	7.5	34.3	27.5	49.8		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:	•									-
余热锅炉	热效率为	88.99%。								

		半山	」二期9F担	热力汇总	表(ISO_	□况,15℃	3,30%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	1246	1246	1246	1246	1246	1246	1246	1246	1246
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	14	46	45	91	81	156	21	9	23
进口温度	$^{\circ}$ C	583	583	565	560	511	447	277	272	269
出口温度	$^{\circ}$ C	583	565	560	511	447	277	272	269	266
温降	$^{\circ}$ C	0.0	17.8	4.3	49.0	64.9	169.4	5.0	2.8	3.4
比热	KJ/kg.℃		1.172	1.172	1.166	1.151	1.118	0.546	1.093	1.093
放热量	GJ/h		26.0	6.3	71.1	92.9	235.7	6.8	3.8	4.6
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		147109	160147	160146	146420	146420	146420	20333	16675
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		5.58	1.17	1.20	5.66	5.69	5.69	1.24	0.22
出口压力	Mpa(g)		5.44	1.12	1.17	5.58	5.66	5.66	1.20	0.21
压降	Mpa		0.137	0.054	0.032	0.081	0.032	0.024	0.032	0.008
出口温度	°C		566.3	557.8	540.1	497.1	272.9	269.8	268.2	267.4
进口温度	$^{\circ}$ C		491.4	540.1	335.2	272.9	269.8	260.6	192.9	135.9
温升	$^{\circ}$ C		74.9	17.7	204.9	224.2	3.2	9.2	75.3	131.4
吸热量	GJ/h		25.9	6.3	70.8	92.5	234.8	6.8	3.8	4.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.063	MPa的商	引门和管道	鱼压降					
(2)再热2		0.035		3门和管道						
(3)中过压	降包括	0.024	MPa的商	到门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.005	MPa的商	引门和管道	鱼压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.66	O ₂ =	12.58	$CO_2=$	3.59	$H_2O=$	8.27	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
因气侧										
烟气流量	t/h	1246	1246	1006	241	1246	1246	1246	1246	1246
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.
压降	Pa	67	59	46	46	89	64	61	54	-61
进口温度	$^{\circ}$ C	265.9	230.2	200.1	200.1	169.3	141.2	113.6	74.1	74.1
出口温度	$^{\circ}$ C	230.2	200.1	169.5	168.7	141.2	113.6	74.1	74.1	74.1
温降	$^{\circ}$ C	35.8	30.1	30.6	31.4	28.2	27.6	39.4	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.089	1.080	1.072	1.072	1.068	1.063	1.055		
放热量	GJ/h	48.5	40.5	32.9	8.1	37.5	36.6	51.9		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	-		-	-	=		-	=		
工质流量	kg/h	146421	20333	146421	35733	17358	199521	398061		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	5.70	1.27	5.72	4.01	0.25	0.88	0.97		
出口压力	Mpa(g)	5.69	1.24	5.70	3.96	0.22	0.83	0.88		
压降	Mpa	0.017	0.032	0.020	0.042	0.027	0.054	0.084		
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	260.6	192.9	189.6	189.0	135.9	134.2	91.1		
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	189.6	189.0	137.9	136.9	134.2	91.1	29.1		
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$	71.0	3.9	51.7	52.1	1.8	43.1	61.9		
吸热量	GJ/h	48.3	40.3	32.8	8.1	37.3	36.4	51.7		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:										
人 +h <i>t</i> 口 lù	热效率为	89 72%.								

		半山二	期9F热力	汇总表(性能保证	王工况,17	.4℃,30%	(a) 1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧			•				•			
烟气流量	t/h	1235	1235	1235	1235	1235	1235	1235	1235	1235
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	13	46	45	90	80	153	21	8	22
进口温度	$^{\circ}$	585	585	565	560	515	449	278	272	270
出口温度	$^{\circ}$	585	565	560	515	449	278	272	270	266
温降	$^{\circ}$ C	0.0	20.4	4.1	45.5	66.4	171.1	5.1	2.8	3.4
比热	KJ/kg.℃		1.164	1.160	1.156	1.143	1.105	0.542	1.084	1.084
放热量	GJ/h		29.4	5.9	64.8	93.4	233.9	6.8	3.8	4.5
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		147740	160380	160379	145480	145479	145480	19966	16382
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		5.63	1.17	1.20	5.71	5.74	5.73	1.23	0.22
出口压力	Mpa(g)		5.49	1.11	1.17	5.63	5.71	5.71	1.20	0.21
压降	Mpa		0.136	0.054	0.033	0.080	0.032	0.024	0.031	0.008
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$		566.3	558.1	541.7	500.5	273.4	270.1	268.6	267.7
进口温度	$^{\circ}$ C		481.9	541.7	355.2	273.4	270.0	260.8	192.8	135.9
温升	$^{\circ}$		84.4	16.3	186.6	227.1	3.4	9.3	75.8	131.8
吸热量	GJ/h		29.3	5.8	64.6	93.0	233.0	6.8	3.8	4.5
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2月	玉降包括	0.063	MPa的商	引门和管道						
(2)再热2月		0.036	MPa的商	3门和管道	鱼压降					
(3)中过压	降包括	0.023	MPa的商	3门和管道	鱼压降					
(4)低过压	降包括	0.005	MPa的商	同门和管 道	鱼压降					
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	74.76	O ₂ =	14.51	$CO_2 =$	2.85	$H_2O=$	6.98	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	1235	1235	997	238	1235	1235	1235	1235	1235
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	66	58	46	46	87	62	60	53	-56
进口温度	$^{\circ}$ C	266.2	229.8	199.8	199.8	169.2	141.1	114.1	74.6	74.6
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	229.8	199.8	169.1	169.3	141.1	114.1	74.6	74.6	74.6
温降	$^{\circ}$ C	36.4	30.0	30.7	30.5	28.1	26.9	39.5	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.080	1.072	1.063	1.063	1.059	1.055	1.051		
放热量	GJ/h	48.5	39.7	32.6	7.7	36.7	35.1	51.2		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧	•		•	•	•		•	•	•	
工质流量	kg/h	145480	19966	145481	33336	17007	197462	375095		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	5.75	1.27	5.77	4.00	0.25	0.88	0.95		
出口压力	Mpa(g)	5.73	1.23	5.75	3.96	0.22	0.83	0.88		
压降	Mpa	0.017	0.033	0.019	0.037	0.027	0.052	0.075		
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	260.8	192.8	189.3	190.1	135.9	134.3	92.5		
进口温度	$^{\circ}$ C	189.3	190.1	137.8	136.8	134.3	92.5	30.8		
温升	$^{\circ}$ C	71.4	2.8	51.5	53.3	1.6	41.8	61.7		
吸热量	GJ/h	48.3	39.5	32.5	7.7	36.6	34.9	51.0		
污染系数	m².℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:			-		-		-		•	
余热锅炉	热效率为	89.67%。								

		半山	」二期9F	热力汇总	表(冬季	工况,4℃	,30%)	1/2		
名称	单位	进口烟道	高过2	再热2	再热1	高过1	高蒸	高省3	中过	低过
烟气侧										
烟气流量	t/h	1287	1287	1287	1287	1287	1287	1287	1287	1287
设计压力	Pa(g)	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6550.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0
压降	Pa	14	48	47	95	85	164	23	9	24
进口温度	${\mathbb C}$	571	571	556	552	508	445	277	272	270
出口温度	${\mathbb C}$	571	556	552	508	445	277	272	270	266
温降	$^{\circ}\mathbb{C}$	0.0	14.8	3.9	44.2	63.4	167.3	4.9	2.8	3.4
比热	KJ/kg.℃		1.156	1.151	1.147	1.135	1.101	0.540	1.076	1.076
放热量	GJ/h		22.0	5.8	65.2	92.3	237.0	6.8	3.9	4.8
效率	%		99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
布置方式			顺列	顺列	顺列	顺列	错列	错列	错列	错列
流向			逆流	交流	交流	逆流		交流+逆流	交流	交流
工质侧										
工质流量	kg/h		147296	161038	161036	147296	147295	147296	21045	17274
设计压力	Mpa(g)		11.55	2.93	2.93	11.55	11.55	12.03	2.93	0.76
进口压力	Mpa(g)		5.58	1.17	1.20	5.66	5.70	5.69	1.23	0.22
出口压力	Mpa(g)		5.45	1.11	1.17	5.58	5.66	5.66	1.20	0.21
压降	Mpa		0.136	0.054	0.033	0.081	0.032	0.025	0.034	0.008
出口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		557.1	549.7	533.6	493.8	272.9	270.0	268.1	267.3
进口温度	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		493.8	533.6	346.7	272.9	270.0	260.9	192.8	136.1
温升	$^{\circ}\!\mathbb{C}$		63.3	16.1	186.9	220.8	2.9	9.1	75.3	131.3
吸热量	GJ/h		21.9	5.7	64.9	91.9	236.0	6.8	3.9	4.7
污染系数	m2.℃/KW		0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176
注:										
(1)高过2년	玉降包括	0.063	MPa的商	引门和管道	恒压降					
(2)再热2月	玉降包括	0.036	MPa的阅	3门和管道	直压降					
(3)中过压	降包括	0.026	MPa的阀	圆门和管道	直压降					
(4)低过压	降包括	0.005	MPa的海	3门和管道						
(5)烟气成	分:									
	$N_2=$	75.5	$O_2 =$	14.73	$CO_2 =$	2.84	$H_2O=$	6.03	Ar=	0.9

名称	单位	高省2	中蒸	高省1	中省	低蒸	低省2	低省1	出口烟道	烟囱
烟气侧										
烟气流量	t/h	1287	1287	1039	249	1287	1287	1287	1287	1287
设计压力.	Pa(g)	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	6000.0	1250.0	1250.0
压降	Pa	71	63	49	49	94	67	65	58	-80
进口温度	$^{\circ}$	266.1	230.7	200.2	200.2	169.7	141.3	114.4	74.7	74.7
出口温度	${\mathbb C}$	230.7	200.2	169.9	169.0	141.3	114.4	74.7	74.7	74.7
温降	$^{\circ}$	35.3	30.6	30.2	31.2	28.4	26.9	39.7	0.0	0.0
比热	KJ/kg.℃	1.072	1.063	1.059	1.059	1.055	1.047	1.043		
放热量	GJ/h	48.8	41.9	33.3	8.2	38.5	36.3	53.4		
效率	%	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6	99.6		
污染系数	m2.℃/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
布置方式		错列	错列	错列	错列	错列	错列	错列		
流向		逆流		逆流	逆流		逆流	逆流		
工质侧										
工质流量	kg/h	147296	21045	147297	36085	17828	200658	396255		
设计压力	Mpa(g)	12.03	2.93	12.03	6.89	0.76	3.62	3.62		
进口压力	Mpa(g)	5.71	1.27	5.73	4.01	0.25	0.88	0.97		
出口压力	Mpa(g)	5.69	1.23	5.71	3.96	0.22	0.83	0.88		
压降	Mpa	0.017	0.032	0.020	0.043	0.027	0.054	0.084		
出口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	260.9	192.8	189.9	189.2	136.1	134.7	92.1		
进口温度	$^{\circ}\mathbb{C}$	189.9	189.2	138.1	137.0	134.7	92.1	28.7		
温升	$^{\circ}\mathbb{C}$	70.9	3.6	51.9	52.2	1.4	42.6	63.4		
吸热量	GJ/h	48.6	41.7	33.1	8.2	38.3	36.2	53.2		
污染系数	m ² .°C/KW	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176	0.176		
注:	-						-			
A 11 AH 13	热效率为	90 200/								