УДК 621.1

# ПРИМЕНЕНИЕ МЕТОДОВ ДИАГНОСТИКИ ТЕПЛОЭНЕРГЕТИЧЕСКОГО ОБОРУДОВАНИЯ НА ПРЕДПРИЯТИЯХ ГАЗОВОЙ ДОБЫЧИ

## APPLICATION OF DIAGNOSTIC METHODS FOR HEAT POWER EQUIPMENT AT GAS PRODUCTION ENTERPRISES

#### Белкин Алексей Павлович

кандидат технических наук, доцент, доцент кафедры промышленная теплоэнергетика, Тюменский индустриальный университет kpt.belkin@mail.ru

#### Бакин Юрий Александрович

магистр 2 курса обучения по направлению теплоэнергетика и теплотехника, Тюменский индустриальный университет bakind@rambler.ru

**Аннотация.** Статья посвящена комплексному подходу к оценке технического состояния котельных установок газодобывающих предприятий на основании проведения режимно-наладочных испытаний и технической диагностики.

**Ключевые слова:** котел, режимно-наладочные испытания, потери, КПД.

#### Belkin Alexey Pavlovich

Candidate of Technical Sciences, Associate Professor, Associate Professor Department of Industrial Heat Power Engineering, Tyumen industrial university kpt.belkin@mail.ru

#### Bakin Yuri Alexandrovich

Master of the 2nd year of study in the direction Heat and Power Engineering, Tyumen industrial university bakind@rambler.ru

**Annotation.** The article is devoted to an integrated approach to assessing the technical condition of boiler plants of gas producing enterprises on the basis of conducting operational tests and technical diagnostics.

**Keywords:** boiler, operational tests, losses, efficiency.

а производственно-отопительных котельных ООО «Газпром добыча Уренгой» в основном установлены и эксплуатируются паровые водотрубные котлы на номинальное давление 1,3 МПа. Фактически же большинство котлов, по разным причинам, работает под давлением 0,7–1,0 МПа, а служба эксплуатации котельных не располагает данными о фактической наработке.

Состояние котлов оценивается в основном по двум направлениям: по реализации заданных проектом технологических функций, т.е. контролируется работа, и по износу, вызванному процессами, соответствующими технологии выработки пара и горячей воды, т.е. контролируется техническое состояние оборудования [1].

В процессе эксплуатации и технического обслуживания теплоэнергетического оборудования возникает проблема разработки эффективных систем технической диагностики с целью выявления и предотвращения аварийных ситуаций, определения текущего и прогнозирования технического состояния оборудования.

С целью повышения эффективности эксплуатации котельных установок необходимо проводить режимно-наладочные испытания для [3]:

- наладки режимов работы котлов и вспомогательного оборудования;
- составления режимной карты с указанием оптимальных параметров работы котла не менее чем на 4-х возможных нагрузках;
  - определения минимальной и максимальной производительности котла;
  - определения удельного расхода топлива на отпущенную тепловую энергию;
- выявления величин отдельных тепловых потерь и определение методов их уменьшения или полного устранения;
  - определения КПД «брутто» котла;
- исследования работы топки (тепловое напряжение, температура в разных точках, избыток воздуха и состав газов за топкой, влияние первичного и вторичного воздуха на процесс горения);
  - исследования работы экономайзера, воздухоподогревателя;
- определения сопротивлений участков газовоздушного тракта, присосов воздуха в газоходы при разных режимах и нагрузках.

По результатам испытаний составляется сводная ведомость с данными измерений и теплотехнических расчетов по газу, воде, продуктам сгорания, воздуху, разрежению, нормы расхода топлива на выработку 1 Гкал тепла, экономические показатели. На основании теплотехнических расчетов и графиков, анализа опытных данных составляются выводы о работе котла и рекомендации [6, 7].

Результаты обработки материалов испытаний приведены в таблицах 1, 2 в которых опыты № 1, 2, 3, 4 — соответствуют оптимальным условиям работы котла при 4-ех нагрузках. Опыт № 5 является фотографией работы котла перед проведением режимно-наладочных испытаний.

Таблица 1 — Результаты испытаний парового котла ДКВР-6,5/13

			о котла <del>д</del> кът 0,0/10					
		Обозна- чение		Нагрузка в % от номинальной производительности				
Показатели				После проведения испытаний				Фото
	Ед.изм.		Способ получения	28	65	86	97	55
						опытов	<u> </u>	33
				1	2	3	4	5
1.ТОПЈ	ПИВО		Природный газ	-				
Состав топлива:								
– метан	%	CH₄		99,09	99,09	99,09	99,09	99,09
– этан	%	C <sub>2</sub> H <sub>6</sub>		0,099	0,099	0,099	0,099	0,099
– пропан	%	C <sub>3</sub> H <sub>8</sub>		0,0015	0,0015	0,0015	0,0015	0,0015
– бутан	%	iC₄H₁0		0,001	0,001	0,001	0,001	0,001
– бутан	%	hC₄H1 <sub>0</sub>	Данные паборатории	0,001	0,001	0,001	0,001	0,001
– пентан	%	iC₅H <sub>12</sub>	лаборатории	0,001	0,001	0,001	0,001	0,001
– пентан	%	hC <sub>5</sub> H <sub>12</sub>		0,001	0,001	0,001	0,001	0,001
– гексан	%	C <sub>6</sub> H <sub>14</sub>	1	0	0	0	0	0
– плотность	KΓ/M³	r		0,673	0,673	0,673	0,673	0,673
			$30,2 \cdot \text{CO}_2 + 25,84 \cdot \text{H}_2 +$					
Теплота сгорания	ккал/ст.м³	$Q^p_H$	+85,5·CH <sub>4</sub> +152·C <sub>3</sub> H <sub>6</sub> +	7928	7928	7928	7928	7928
Максимальное			++52H <sub>2</sub>					
содержание	%	CO <sub>2</sub> max	$11,75+0,01(2C_2H_6+$	11,8	11,8	11,8	11,8	11,8
углекислого газа в продуктах сгорания	70	002	$4C_3H_8 + + 11CO_2 - 1,5N_2$	11,0	-,-	,-	, •	11,0
Топливная		0	21 – CO Max	0.70	0.70	0.70	0.70	0.70
характеристика		β	$\frac{21 - CO_2^{\text{Max}}}{CO_2^{\text{Max}}}$	0,78	0,78	0,78	0,78	0,78
Температура газа перед горелками	°C	$t_r$	Среднее за опыт	24,0	24,0	24,0	24,0	24,0
Давление газа	KFC/M <sup>2</sup>	Pr	-//-	5	40	70	110	40
передтгорелками Давление газа после								
ГРУ	кПа	Plr	-//-	3,40	3,10	2,60	2,00	3,10
Расход газа на котла	М <sup>3</sup> /Ч	Br	-//-	154	337	436	490	290
II. ПАР И ПИТАТЕЛЬНАЯ ВОДА								
Паропроизводитель- ность котла	т/ч	Дп	Среднее за опыт	1,8	4,2	5,6	6,3	3,6
Давление пара в барабане котла	KГC/CM²	P <sub>6</sub>	-//-	7,3	7,4	7,6	7,5	7,3
Энтальпия пара	ккал/кг	i <sub>n</sub>	$i_n = f(P_6)$	661	661	661	661	661
Давление питательной воды	-	_	-	-	_	-	-	-
– перед питатель- ными насосами	KCC/CM <sup>2</sup>	Р′ <sub>П.В.</sub>	-//-	8,2	8,3	8,6	8,6	8,5
- после питательных насосов	KCC/CM <sup>2</sup>	P' <sub>Π.Β.</sub>	-//-	7,5	7,6	7,7	7,8	7,5
Температура								
питательной воды:  – до экономайзера	°C	t′ <sub>эк</sub>	-//-	100	100	100	100	100
– до экономаизера – после								
экономайзера	°C	t″ <sub>эк</sub>	-//-	109	118	122	127	118



		Обозна-		Нагрузка в % от номинальной производительности				
				После проведения испытаний				Фото
Показатели	Ед.изм.	чение	Способ получения	28	65	86	97	55
					NºNº	опытов		
				1	2	3	4	5
III. ВОЗД	УХ И ПРОД	УКТЫ ГОІ	РЕНИЯ					
Давление воздуха перед горелками	KΓC/M <sup>2</sup>	Рв	Среднее за опыт	2	9	16	25	9
Температура воздуха перед горелками	°C	t <sub>B</sub>	-//-	27	26	26	26	26
Разрежение:								
– в топке	KΓC/M <sup>2</sup>	St	-//-	2,5	2,5	2,5	2,5	2,5
– за котлом	KΓC/M <sup>2</sup>	S′ <sub>эк</sub>	-//-	5	7	8	9	7
– за экономайзером	KΓC/M <sup>2</sup>	S″ <sub>эк</sub>	-//-	25	48	55	75	38
Аэродинамическое сопротивление:								
– котла	кгс/м²	$\Delta S_{\kappa}$	$S'_{_{\mathfrak{I}K}} - S_{_{\mathrm{T}}}$	2,5	4,5	5,5	6,5	4,5
– экономайзера	кгс/м²	$\Delta S_{_{9K}}$	$S_{_{9K}}^{"}-S_{_{9K}}^{'}$	20	41	47	66	31
Температура газов:								
– за котлом	°C	Т′эк	Среднее за опыт	203	229	242	259	229
– за экономайзером	°C	Т″ <sub>эк</sub>	-//-	119	133	135	142	133
Содержание в уходя- щих газах за котлом:								
– углекислого газа	%	(CO <sub>2</sub> )′ <sub>эк</sub>	Среднее за опыт	5,00	8,00	9,20	9,80	8,00
– кислорода	%	(O <sub>2</sub> )′ эк	-//-	12,10	6,80	4,60	3,60	6,80
– окиси углерода	%	СО′эк	$\frac{21 - \beta \cdot \text{CO}_2 - (\text{CO}_2 + \text{O}_2)}{0.6 + \beta}$	0,00	0,00	0,00	0,00	0,00
– азота	%	(N <sub>2</sub> )′ <sub>эк</sub>	$100 - (CO_2 + O_2 + CO)$	82,9	85,2	86,2	86,6	85,2
Содержание в уходя- щих газах за эконо- майзером:								
– углекислого газа	%	(CO <sub>2</sub> )" <sub>эк</sub>	Среднее за опыт	3,60	5,20	7,00	7,20	5,20
– кислорода	%	(O <sub>2</sub> )" эк	-//-	14,60	11,80	8,50	8,20	11,80
– окиси углерода	%	СО″эк	$\frac{21 - \beta \cdot \text{CO}_2 - (\text{CO}_2 + \text{O}_2)}{0.6 + \beta}$	0,00	0,00	0,00	0,00	0,00
– азота	%	(N <sub>2</sub> )" <sub>эк</sub>	100 - (CO <sub>2</sub> + O <sub>2</sub> + CO)	81,8	83,0	84,5	84,6	83,0
Коэффициент из- бытка воздуха:								
– за котлом		α′ эк	1	2,22	1,43	1,25	1,19	1,43
– за экономайзером		α″ эк	$\frac{1-3,76\times\frac{O_2-0,5\cdot CO}{N_2}}{N_2}$	3,04	2,15	1,61	1,57	2,15
Присосы воздуха по газо- воздушному тракту		Δα	$\alpha_{_{9K}}^{"}-\alpha_{_{9K}}^{'}$	0,82	0,72	0,36	0,39	0,72
	ЮМИЧЕСКІ	<b>ЛЕ ПОКАЗ</b>	ВАТЕЛИ					
Потери тепла с уходящими газами	%	q <sub>2</sub>	$0.01 \cdot Z(T_{_{3K}}^{"} - t_{_{B}})$	10,30	8,61	6,78	7,02	8,61
Коэффициент		Z		11,20	8,05	6,22	6,05	8,05
Потери тепла от химической неполноты сгорания	%	$q_3$	$\frac{35 \cdot \text{CO}}{\text{CO}_2 + \text{CO}}$	0,00	0,00	0,00	0,00	0,00
Потери тепла в окружающую среду номинальные	%	q₅ <sup>н</sup>	По графику	2,0	2,0	2,0	2,0	2,0

|--|

		Обозна- чение	Способ получения	Нагрузка в % от номинальной производительности				
	Ед.изм.			Посл	Фото			
Показатели				28	65	86	97	55
				№№ опытов				
				1	2	3	4	5
Потери тепла в окружающую среду действительные	%	q <sub>5</sub>	q <sub>5</sub>	7,22	3,10	2,32	2,06	3,61
Коэффициент полезного действия брутто	%	η <sub>бр</sub>	$100 - (q_2 + q_3 + q_5)$	82,5	88,3	90,9	90,9	87,8
Удельный расход натурального топлива на 1 Гкал	м³/Гкал	Вн	$\frac{10^6}{Q_{\scriptscriptstyle H}^p \cdot \eta_{\delta p}}$	152,9	142,9	138,8	138,7	143,7
Удельный расход условного топлива	кг.у.т./Гка л	В <sub>у.т.</sub>	$\frac{10^{-6}}{7000 \cdot \eta_{-6p}}$	173,2	161,8	157,2	157,1	162,7

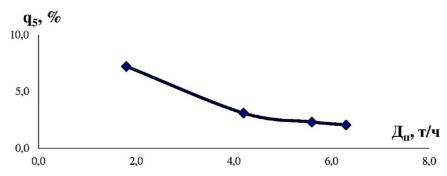


Рисунок 1 – Зависимость потери тепла в окружающую среду от паропроизводительности котла

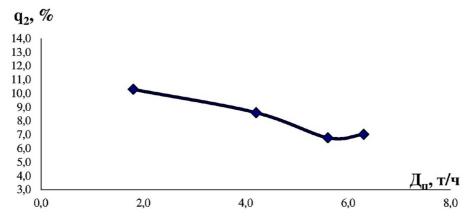


Рисунок 2 – Зависимость потери тепла с уходящими газами от паропроизводительности котла

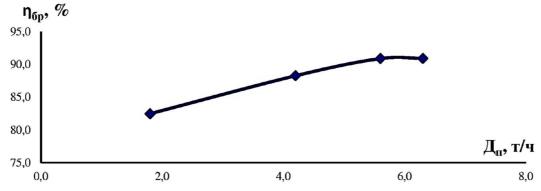


Рисунок 3 – Зависимость КПД брутто котла от паропроизводительности котла

Таблица 2 – Экономическая эффективность выполненных испытаний

				Параметры при производительно- сти в % от номинальной			
Параметр	ы работы котла	Обозначение	Ед. изм.	после наладки	до наладки		
				65	55		
	І. Паропроиз	водительность и	питательная в	ода			
Паропроизводитель	ьность	Дп	т/ч	4,2	3,6		
Давление пара в ба	рабане	P <sub>6</sub>	кгс/см²	7,4	7,3		
Температура пита-	– до экономайзера	t' <sub>⊓B</sub>	оС	100	100		
тельной воды	– после экономайзера	t'' <sub>пв</sub>	оС	118	118		
Давление пит. водь	после пит. насоса	Р"пв	кгс/см²	8,3	8,5		
		II. Топливо					
Вид топлива				Природный газ			
Низшая теплота сго	ррания газа	Q <sub>Hp</sub>	ккал/ст.м³	7928	7928		
Температура газа п	еред горелкой	t <sub>r</sub>	оС	24	24		
Давление газа посл	е РД	P'r	кПа	3,1	3,1		
Давление газа пере	ед горелкой	Pr	KCC/M <sup>2</sup>	40	40		
Расход топлива на	котел	B <sub>r</sub>	м³/ч	337	290		
	III. E	Воздух и продукть	і горения				
Давление воздуха г	перед горелкой	Рв	KΓC/M <sup>2</sup>	9	9		
Температура дутье	вого воздуха	t <sub>B</sub>	оС	26	26		
	– в топке котла	St	КГС/М²	2,5	2,5		
Разрежение	– за котлом	S <sub>K</sub>	KΓC/M <sup>2</sup>	7	7		
	– за экономайзером	Ѕэк	КГС/М²	48	38		
Содержание	– за котлом	CO'2	%	8,0	8,0		
углекислого газа	– за экономайзером	CO" <sub>2</sub>	%	5,2	5,2		
Содержание	– за котлом	O' <sub>2</sub>	%	6,8	6,8		
кислорода	– за экономайзером	O"2	%	11,8	11,8		
Содержание окиси углерода	– за котлом	CO'	%	0,0	0,0		
	– за экономайзером	CO"	%	0,0	0,0		
Коэффициент	– за котлом	$\alpha_{\kappa}$		1,43	1,43		
избытка воздуха	– за экономайзером	αэκ		2,15	2,15		
Температура	– за котлом	t' <sub>yx</sub>	οС	229	229		
уходящих газов — за экономайзером		t" <sub>yx</sub>	οС	133	133		
	IV. Эко	номические показ	атели котла				
	– с уходящими газами	$q_2$	%	8,61	8,61		
Потери тепла	– от химического недожога	$q_3$	%	0,00	0,00		
	– в окружающую среду	q <sub>5</sub> <sup>ф</sup>	%	3,10	3,61		
КПД котла брутто		η <sub>бр</sub>	%	88,3	87,8		
Удельный расход у	словного топлива	q <sub>уд.</sub>	кгут/Гкал	161,80	162,74		
Экономия удельног условного топлива	о расхода	Δq <sub>уд.</sub>	кгут/Гкал	0,94			

С учетом проведённых режимно-наладочных испытаний экономический эффект составит [2]:

$$\Delta q_{yд.} = (q'_{yд.} - q''_{yд.}) \cdot Q^{\kappa} = (162,74 - 161,80) \cdot 2,02 = 1,895 \text{ Kr.y.t./час.}$$
 (1)

<sup>1.</sup> Часовая экономия расхода условного топлива:

2. Годовая экономия расхода условного топлива после проведения наладочных работ:

$$\Im_{1\kappa} = \Delta \cdot T = 1,895 \cdot 2000 = 3790,0 \text{ Kr.y.t.}$$
 (2)

3. Годовая экономия натурального топлива в год котлом после проведенных режимно-наладочных испытаний:

Эн.т. = 
$$\frac{\Im \kappa \times Q1pH}{QpH} = \frac{3790 \times 7000}{7928} = 3346,37 \text{ м}^3/\text{год}.$$
 (3)

В результате проведенных испытаний с учетом выполненных расчетов установлено:

- 1. Температуры уходящих газов за котлом и экономайзером не превышают расчетные значения.
- 2. Коэффициенты избытка воздуха за котлом и экономайзером незначительно превышают расчетные значения и обусловлены:
  - присосами воздуха по газовому тракту котла;
- повышенным содержанием кислорода в горении, вследствие увеличенного давления воздуха в графике соотношения газ-воздух.
- 3. Имеют место колебания разрежения, давления воздуха и газа. При номинальной нагрузке эти колебания составляют:
  - разрежение ±1,5 кгс/м².
  - давление воздуха ±2 кгс/м².
  - давление газа ±5 кгс/м<sup>2</sup>.
  - 4. Потери тепла с уходящими газами не превышают расчетное значение.

### Литература

- 1. Ковалев И.А. Цели и задачи технической диагностики // Труды ЦКТИ. 1992. Вып. 273. С. 3–8.
- 2. Методика определения нормативов расхода газа на собственные нужды : ОАО «Газпром» СТО Газпром 3.1-2-006-2008. М., 2008.
- 3. Надежность теплоэнергетического оборудования ТЭС и АЭС / под ред. Андрющенко. М. : ВШ, 1991. 303 с.
- 4. Роддатис К.Ф. Справочник по котельным установкам малой производительности. М. : Энергоатомиздат, 1989.
  - 5. Руденко Ю.Н., Ушаков И.А. Надежность систем энергетики. М.: Наука, 1986. 253 с.
  - 6. Тепловой расчет котельных агрегатов: Нормативный метод. Лениздат, 1977.
  - 7. Трембовля В.И. [и др.]. Теплотехнические испытания котельных установок. М.: Энергия, 1977.

#### References

- 1. Kovalev I.A. Goals and tasks of technical diagnostics // Proceedings of CKTI. 1992. Issue 273. P. 3–8.
- 2. Methods of determining norms of gas consumption for own needs: OAO Gazprom STO Gazprom 3.1-2-006-2008. M., 2008.
  - 3. Reliability of heat and power equipment of TPP and NPP / ed. by Andriushchenko. M.: VSh., 1991, 303 p.
  - 4. Roddatis K.F. Directory of boiler plants of low productivity. M. : Energoatom-issued, 1989.
  - 5. Rudenko Yu.N., Ushakov I.A. Reliability of power engineering systems. M.: Nauka, 1986. 253 p.
  - 6. Thermal Calculation of Boiler Units: Normative Method. Lenizdat, 1977.
  - 7. Trembovlya V.I. [et al.]. Heat Engineering Tests of Boiler Units. M.: Energia, 1977.