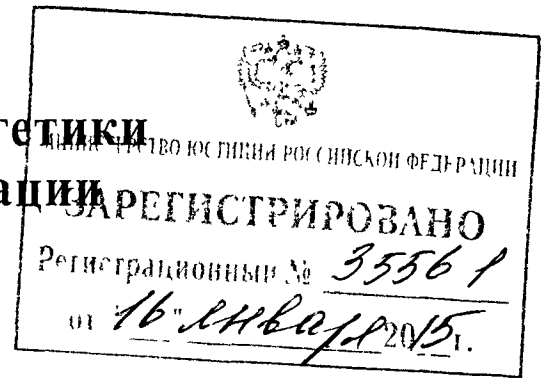




Министерство энергетики
Российской Федерации
(Минэнерго России)

П Р И К А З



15 августа 2014г

№ 524

Москва

Об утверждении значений коэффициентов, учитывающих влияние давления и температуры нефти в трубопроводе

В соответствии с пунктом 2 постановления Правительства Российской Федерации от 16 мая 2014 г. № 451 «Об утверждении Правил учета нефти» (Собрание законодательства Российской Федерации, 2014, № 21, ст. 2704) **п р и к а з ы в а ю:**

Утвердить:

значения коэффициентов, учитывающих влияние давления нефти в трубопроводе, согласно приложению № 1;

значения коэффициентов, учитывающих влияние температуры нефти в трубопроводе, согласно приложению № 2.

Врио Министра



А.Л. Текслер

ЗНАЧЕНИЯ
коэффициентов, учитывающих влияние давления нефти в трубопроводе (K_p)

Диаметр и толщина стенки стального трубопровода (мм) ¹	Среднее избыточное давление в трубопроводе (МПа) ²			
	1,0 (МПа)	2,0 (МПа)	3,0 (МПа)	3,7 (МПа)
273×7	1,00017	1,00035	1,00053	1,00065
273×8	1,00015	1,00031	1,00048	1,00057
325×7	1,00021	1,00042	1,00063	1,00077
325×8	1,00018	1,00037	1,00055	1,00068
325×9	1,00016	1,00032	1,00049	1,00060
377×7	1,00024	1,00048	1,00072	1,00090
377×8	1,00021	1,00042	1,00064	1,00078
377×10	1,00017	1,00034	1,00051	1,00063
426×7	1,00027	1,00055	1,00082	1,00101
426×8	1,00024	1,00046	1,00069	1,00086
426×9	1,00021	1,00042	1,00064	1,00079
426×10	1,00019	1,00038	1,00058	1,00071
426×11	1,00017	1,00035	1,00052	1,00064
426×12	1,00016	1,00032	1,00048	1,00059

¹ Для типоразмеров стальных трубопроводов, не указанных в настоящем приложении, а также трубопроводов из других материалов коэффициент K_p принимается равным 1

² При дробных значениях среднего избыточного давления коэффициент K_p определяют методом линейной интерполяции

Приложение № 2
к приказу Минэнерго России
от «15» 01 2014 г. № 514

ЗНАЧЕНИЯ
коэффициентов, учитывающих влияние температуры нефти в трубопроводе(K_t)

Температура нефти в стальном трубопроводе t ($^{\circ}\text{C}$) ³	K_t ⁴
-10	0,99899
-9	0,99903
-8	0,99906
-7	0,99909
-6	0,99913
-5	0,99916
-4	0,99919
-3	0,99923
-2	0,99926
-1	0,99929
0	0,99933
1	0,99936
2	0,99940
3	0,99943
4	0,99946
5	0,99950
6	0,99953
7	0,99956
8	0,99960
9	0,99963
10	0,99966
11	0,99970
12	0,99973
13	0,99976
14	0,99980

³ Дробные значения средней температуры округляют до целых значений

⁴ Для трубопроводов, не указанных в настоящем приложении, коэффициент учитывающий влияние температуры нефти на вместимость трубопровода K_t принимается равным 1

15	0,99983
16	0,99987
17	0,99990
18	0,99993
19	0,99997
20	1,00000
21	1,00003
22	1,00007
23	1,00010
24	1,00013
25	1,00017
26	1,00020
27	1,00024
28	1,00027
29	1,00030
30	1,00034
31	1,00037
32	1,00040
33	1,00044
34	1,00047
35	1,00050
36	1,00054
37	1,00057
38	1,00060
39	1,00064
40	1,00067
41	1,00071
42	1,00074
43	1,00077
44	1,00081
45	1,00084
46	1,00087
47	1,00091
48	1,00094
49	1,00097
50	1,00101