



**PERDA DE VAPOR NAS TUBULAÇÕES SEM ISOLAMENTO TÉRMICO,
POR METRO LINEAR E POR HORA (KG DE VAPOR)**

PRESSÃO		DIÂMETRO NOMINAL DOS TUBOS						
psig	kg/cm ² g	1	2	2 1/2	3	4	5	6
75	5,27	0,220	0,400	0,520	0,600	0,800	1,000	1,200
90	6,33	0,215	0,430	0,560	0,640	0,860	1,080	1,280
105	7,38	0,232	0,460	0,60	0,690	0,920	1,150	1,370
120	8,44	0,245	0,490	0,635	0,732	0,975	1,220	1,460
135	9,49	0,256	0,512	0,670	0,770	1,020	1,260	1,540
150	10,5	0,270	0,540	0,700	0,820	1,040	1,340	1,620
180	12,7	0,290	0,580	0,760	0,870	1,080	1,450	1,740
210	14,8	0,310	0,620	0,820	0,940	1,250	1,560	1,870
300	21,1	0,365	0,730	0,950	1,090	1,450	1,820	2,090