-	100	Cv_CO2 171,7	Cv_N2 130,1	Cv_H2O 150,5	Cv_v 132,7	
0	200	360	261	304	267	
	300	563	394	463	403	
6	400	776	529	626	542	
	500	999	667	795	685	
	600	1231	808	969	830	
_	700	1469	952	1149	979	
	800	1712	1098	1334	1129	
- [900	1961	1247	1526	1283	
	1000	2213	1398	1723	1438	
	1100	2458	1551	1925	1595	
	1200	2717	1705	2132	1754	
	1300	2977	1853	2344	1914	
	1400	3239	2009	2559	2076	
	1500	3503	2166	2779	2239	
	1600	3769	2324	3002	2403	
	1700	4036	2484	3229	2567	
	1800	4305	2644	3458	2732	
	1900	4574	2804	3690	2899	
	2000	4844	2965	3926	3066	
	2100	5115	3127	4163	3234	
_	2200	5386	3289	4402	3402	
	2300	5658	3452	4643	3571	
	2400	5930	3615	4888	3740	
	2500	6203	3778	5132	3910	
	$t_x \coloneqq excel_{\text{"A2:A26"}} C$			$v_{N2} := excel_{}$	C2:C26"	
рывод				$v_{H2O} \coloneqq exce$		
				"D2:D26"		
	$Cv_v := excel_{\text{``E2:E26''}}$					
I_{RO}	(temp)::	= interp (loe	$ess(t_r, Cv_D)$	$(0.2, 0.3), t_{\infty}$	Cv_{RO2} , temp)	Энтальпия трехатомных газо
	$(temp) := interp (loess (t_x, Cv_{RO2}, 0.3), t_x, Cv_{RO2}, temp)$ $(temp) := interp (loess (t_x, Cv_{N2}, 0.3), t_x, Cv_{N2}, temp)$					Энтальпия азота
			, l			
$I_{H2O}(temp) := interp \left(loess \left(t_x, Cv_{H2O}, 0.3\right), t_x, Cv_{H2O}, temp\right)$ $I_v(temp) := interp \left(regress \left(t_x, Cv_v, 5\right), t_x, Cv_v, temp\right)$						Энтальпия водных паров
$I_{\nu}(t)$	<i>temp</i>) := i	nterp (regre	$\operatorname{ss}(t_x, Cv_v)$	$(5), t_x, Cv_y$,temp)	Энтальпия воздуха

Функции нахождения энтальпий полученные с помощью аппроксимации табличных данных через сайт PLANETCALC, где в результате анализа предложенных функций была выбрана функция с наименьшей средней ошибкой аппроксимации $fI_{RO2}(t_x) := -0.00000006737677780072 \cdot t_x^3 + 0.00040394074524807699 \cdot t_x^2$ $+1.90412731324408923683 \cdot t_x - 36.61966801746166311204$ $fI_{N2}(t_x) := -0.00000002062013670044 \cdot t_x^3 + 0.00014888787541134096 \cdot t_x^2$ \downarrow $+\,1.26723174778817337938 \bullet t_x + 0.6860076996334828436$ $fI_{H2O}(t_x) := -0.00000003988772900927 \cdot t_x^3 + 0.00036341238471937487 \cdot t_x^2$ $+1.3906757089660004567 \cdot t_x + 12.05644266094896011055$ $fI_{\nu}(t_x) := -0.00000002734772473211 \cdot t_x^3 + 0.0001793120164876713 \cdot t_x^2$ $+1.28308141953300491878 \cdot t_{x} + 2.52673515668720938265$ n := 0, 1...24 $fI_{0g}(t_x) := V_{RO2} \cdot fI_{RO2}(t_x) + V_{0H2O} \cdot fI_{H2O}(t_x) + V_{0N2} \cdot fI_{N2}(t_x)$ $fI_g(t_x) := fI_{0g}(t_x) + fI_v(t_x) \cdot (\alpha_g - 1)$ $progl := \| \text{for } i \in n \|$ $prog3 := || \text{for } i \in n$ $prog4 := \| \text{for } i \in n \|$ $\begin{vmatrix} I_{t_x} \leftarrow (i+1) \cdot 100 \\ I_{g_{H2O_i}} \leftarrow fI_{H2O}(t_x) \\ I_{r_{H2O_i}} \leftarrow I_{H2O}(t_x) \\ i \leftarrow i+1 \\ \text{return} \left[I_{g_{H2O}} I_{r_{H2O}} \right] \end{vmatrix}$

Рассчитаем разницу между вычисляемыми и действительными значениями в заданных температурах

$$deltal := \begin{cases} \text{for } i \in n \\ d_Ig_RO2 \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{RO2_i} - Ig_{RO2_i}\right)}{Cv_{RO2_i}} \\ d_Ir_RO2 \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{RO2_i} - Ir_{RO2_i}\right)}{Cv_{RO2_i}} \\ i \leftarrow i + 1 \\ \text{return } [d_Ig_RO2 \ d_Ir_RO2] \end{cases}$$

$$delta2 := \begin{cases} \text{for } i \in n \\ d_Ig_N2 \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{N2_i} - Ig_{N2_i}\right)}{Cv_{N2_i}} \\ d_Ir_N2 \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{N2_i} - Ir_{N2_i}\right)}{Cv_{N2_i}} \\ i \leftarrow i + 1 \\ \text{return } [d_Ig_N2 \ d_Ir_N2] \end{cases}$$

$$delta3 := \begin{cases} \text{for } i \in n \\ d_Ig_H2O_i \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{H2O_i} - Ig_{H2O_i}\right)}{Cv_{H2O_i}} \\ d_Ir_H2O_i \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{H2O_i} - Ir_{H2O_i}\right)}{Cv_{H2O_i}} \\ i \leftarrow i + 1 \\ \text{return } [d_Ig_H2O_d_Ir_H2O] \end{cases}$$

$$delta4 := \begin{vmatrix} \text{for } i \in n \\ d_Ig_v_i \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{v_i} - Ig_{v_i}\right)}{Cv_{v_i}} \\ d_Ir_v_i \leftarrow \frac{100 \cdot \left(Cv_{v_i} - Ir_{v_i}\right)}{Cv_{v_i}} \\ | i \leftarrow i + 1 \\ | \text{return } [d_Ig_v \ d_Ir_v] \end{vmatrix}$$

$$\begin{bmatrix} d_Ig_RO2 & d_Ir_RO2 \end{bmatrix} := delta1$$

$$\begin{bmatrix} d_Ig_N2 & d_Ir_N2 \end{bmatrix} := delta2$$

$$\begin{bmatrix} d_Ig_H2O & d_Ir_H2O \end{bmatrix} := delta3$$

$$\begin{bmatrix} d_Ig_v & d_Ir_v \end{bmatrix} := delta4$$

$$\begin{bmatrix} my_fI_g & my_I_g \end{bmatrix} := prog5$$

$$prog5 := \begin{cases} \text{for } i \in n \\ t_x \leftarrow (i+1) \cdot 100 \\ my_fI_{g_i} \leftarrow fI_g(t_x) \\ my_I_{g_i} \leftarrow I_g(t_x) \\ i \leftarrow i+1 \\ \text{return } [my_fI_g \ my_I_g] \end{cases}$$

Рассчитаем разницу между расчетами энтальпии дымовых газов

$$delta_I := \frac{100 \cdot \left(my_I_g - my_fI_g \right)}{my_I_g} \qquad delta_Ix := my_I_g - my_fI_g$$

$$delta_Ix := my_I_g - my_fI_g$$

