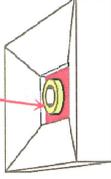
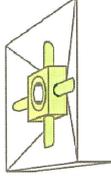


T V F 設計からの変更点の確認 及び 炉底低温運転の検証

T V F		当社 (1号炉)		確認事項		確認方法	
スケールアップ (溶融表面積)	廃液処理能力: 0.35m ³ /day 溶融表面積: 0.66m ²	廃液処理能力: 1.68m ³ /day (70L/h) 溶融表面積: □m ²	原料ピーズ 100%  ガラスピーズ 約φ2mm	① 所定の廃液処理能力が出る こと ② 安定運転が可能なること ③ 低粘性流体が抑制される こと	KMOC#1 ・ 高模倣度廃液 (白金含有) 供給時に主電極電力の運転では、溶融処理能力不足となった。 ⇒ 間接加熱併用運転 (主電極電力 + 間接加熱電力) による処理能力の確認をKMOC#2で確認するものとした。 KMOC#2 ・ 溶融処理能力不足対策として、間接加熱併用運転の効果を確認した。また、安定したガラス温度で運転できることを確認した。 炉底熱電対追加後試験 ・ 低粘性流体が発生しやすい低模倣度廃液供給時においても、低粘性流体が抑制できることを確認した。なお、高模倣度廃液供給時には、KMOC#6(2)において、低粘性流体が抑制できることを確認している。		
ガラス原料	ガラスカートリッジ 約φ70mm x 70mm 主電極電力のみ	原料ピーズ 100%  ガラスピーズ 約φ2mm 主電極電力 + 間接加熱電力 (KMOC#2以降)					
廃液供給時の 電力投入	濃縮器あり (高レベル廃液中の酸化物濃度: 一定)	濃縮なし (高レベル廃液中の酸化物濃度: 燃焼などによって変動)					
廃液供給 プロセス							
底部電極構造	ステッパーアップ構造 	ストレート構造 		① 異物閉塞防止機能を有すること。 ② 白金族元素の抜き出し性が向上すること。 ③ 流下性が良好であること	KMOC#1 ・ 底部電極構造変更による白金族元素抜き出し性向上を確認したが、炉底加熱性が不良であった。 ⇒ 炉底加熱性及び流下性を向上することを目的として、底部電極構造を改良し、KMOC#2で確認するものとした。 KMOC#2 ・ 底部電極構造変更により、炉底加熱性及び流下性が向上することを確認した。		
スケールアップ (ガラス保有量)	ガラス保持量: MAX 約 880kg	ガラス保持量: MAX 約 4800kg		① 炉底低温管理ができること と ② 白金族元素の抜き出し性が向上すること。	KMOC#6(1) ・ 炉底低温管理のため、補助電極冷却を強化する運転は、ガラスの流動性、抜出性の低下を引き起こすことがわかった。 ⇒ 補助電極冷却の強化ではなく、パッチ時間を延ばすことで対応。 ⇒ 補助電極温度は、補助電極冷却空気量によって変動するため、炉底低温運転の管理指標としては、適さないと判断し、別途□mm温度計を設置し、KMOC#6(2)で確認するものとした。 KMOC#6(2)以降 ・ □mm 温度計を監視し、補助電極冷却空気量の調整によって、炉底低温運転を管理できることが分かった。		
白金族対策 (炉構造は除く)	炉底低温運転 (底部電極 100mm 上のガラス温度を 850℃で管理) ① 補助電極温度を 800℃で管理する。 ② 補助電極温度は補助電極間通電によって調整する。	炉底低温運転 (底部電極 100mm 上のガラス温度を 850℃で管理) ① □mm 温度をパッチ平均□℃で管理する。 ② □mm 温度は補助電極冷却空気流量によって調整する。					