

琵琶湖湖南中部浄化センター下水汚泥燃料化施設建設工事の訂正表（第1回）
 令和4年度4月21日に公表した「琵琶湖湖南中部浄化センター下水汚泥燃料化施設建設工事」に関し、以下の通り訂正する。

No.	資料	頁	項目	訂正前	訂正後																																
1	入札説明書	1	3.5.2 今回対象想定燃料化汚泥量	111t-wet/日	114t-wet/日																																
2	要求水準書	26	表1-2 燃料化施設に関する計画汚泥量	<table border="1"> <thead> <tr> <th>項目</th> <th>計画汚泥量</th> <th>備考</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>日最大汚泥量</td> <td>111t-wet/日（含水率79.0%）</td> <td></td> </tr> <tr> <td>日平均汚泥量</td> <td>97t-wet/日（含水率79.0%）</td> <td>日最大/1.14にて算出</td> </tr> </tbody> </table>	項目	計画汚泥量	備考	日最大汚泥量	111t-wet/日（含水率79.0%）		日平均汚泥量	97t-wet/日（含水率79.0%）	日最大/1.14にて算出	<table border="1"> <thead> <tr> <th>項目</th> <th>計画汚泥量</th> <th>備考</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>日最大汚泥量</td> <td>114t-wet/日（含水率79.0%）</td> <td></td> </tr> <tr> <td>日平均汚泥量</td> <td>100t-wet/日（含水率79.0%）</td> <td>日最大/1.14にて算出</td> </tr> </tbody> </table>	項目	計画汚泥量	備考	日最大汚泥量	114t-wet/日（含水率79.0%）		日平均汚泥量	100t-wet/日（含水率79.0%）	日最大/1.14にて算出														
項目	計画汚泥量	備考																																			
日最大汚泥量	111t-wet/日（含水率79.0%）																																				
日平均汚泥量	97t-wet/日（含水率79.0%）	日最大/1.14にて算出																																			
項目	計画汚泥量	備考																																			
日最大汚泥量	114t-wet/日（含水率79.0%）																																				
日平均汚泥量	100t-wet/日（含水率79.0%）	日最大/1.14にて算出																																			
3	要求水準書	29	表 1-8 3系汚泥 消化後の脱水汚泥性状⑤ (予測)	<table border="1"> <thead> <tr> <th>項目</th> <th>仕様</th> <th>備考</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td rowspan="2">水分</td> <td>消化前</td> <td>79%</td> <td rowspan="2">77～81%、加水後（焼却炉投入時）</td> </tr> <tr> <td>消化後（予測）</td> <td>79%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">有機物含有率</td> <td>消化前</td> <td>86%</td> <td rowspan="2">81～91%、固形物中</td> </tr> <tr> <td>消化後（予測）</td> <td>79.7%</td> <td>74.7～84.7%、固形物中</td> </tr> </tbody> </table>	項目	仕様	備考	水分	消化前	79%	77～81%、加水後（焼却炉投入時）	消化後（予測）	79%	有機物含有率	消化前	86%	81～91%、固形物中	消化後（予測）	79.7%	74.7～84.7%、固形物中	<table border="1"> <thead> <tr> <th>項目</th> <th>仕様</th> <th>備考</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td rowspan="2">水分</td> <td>消化前</td> <td>79%</td> <td rowspan="2">77～81%、加水後（焼却炉投入時）</td> </tr> <tr> <td>消化後（予測）</td> <td>79%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">有機物含有率</td> <td>消化前</td> <td>86%</td> <td rowspan="2">81～91%、固形物中</td> </tr> <tr> <td>消化後（予測）</td> <td>73.4%</td> <td>68.4～78.4%、固形物中</td> </tr> </tbody> </table>	項目	仕様	備考	水分	消化前	79%	77～81%、加水後（焼却炉投入時）	消化後（予測）	79%	有機物含有率	消化前	86%	81～91%、固形物中	消化後（予測）	73.4%	68.4～78.4%、固形物中
項目	仕様	備考																																			
水分	消化前	79%	77～81%、加水後（焼却炉投入時）																																		
	消化後（予測）	79%																																			
有機物含有率	消化前	86%	81～91%、固形物中																																		
	消化後（予測）	79.7%		74.7～84.7%、固形物中																																	
項目	仕様	備考																																			
水分	消化前	79%	77～81%、加水後（焼却炉投入時）																																		
	消化後（予測）	79%																																			
有機物含有率	消化前	86%	81～91%、固形物中																																		
	消化後（予測）	73.4%		68.4～78.4%、固形物中																																	
4	要求水準書	29	図 1-11 新3号炉への供給汚泥性状予測	<table border="1"> <thead> <tr> <th></th> <th>平均値</th> <th>範囲</th> <th>混合割合</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>2系汚泥 (1系汚泥を含む)</td> <td>含水率 79.0% 有機分率 86.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0% 81.0% ~ 91.0%</td> <td>37%</td> </tr> <tr> <td>3系汚泥 (予測)</td> <td>含水率 79.0% 有機分率 79.7%</td> <td>77.0% ~ 81.0% 74.7% ~ 84.7%</td> <td>63%</td> </tr> <tr> <td>新3号炉供給汚泥 (予測)</td> <td>含水率 79.0% 有機分率 82.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0% 77.0% ~ 87.0%</td> <td>100%</td> </tr> </tbody> </table>		平均値	範囲	混合割合	2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率 79.0% 有機分率 86.0%	77.0% ~ 81.0% 81.0% ~ 91.0%	37%	3系汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 79.7%	77.0% ~ 81.0% 74.7% ~ 84.7%	63%	新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 82.0%	77.0% ~ 81.0% 77.0% ~ 87.0%	100%	<table border="1"> <thead> <tr> <th></th> <th>平均値</th> <th>範囲</th> <th>混合割合</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td>2系汚泥 (1系汚泥を含む)</td> <td>含水率 79.0% 有機分率 86.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0% 81.0% ~ 91.0%</td> <td>33%</td> </tr> <tr> <td>3系汚泥 (予測)</td> <td>含水率 79.0% 有機分率 73.4%</td> <td>77.0% ~ 81.0% 68.4% ~ 78.4%</td> <td>67%</td> </tr> <tr> <td>新3号炉供給汚泥 (予測)</td> <td>含水率 79.0% 有機分率 77.5%</td> <td>77.0% ~ 81.0% 72.5% ~ 82.5%</td> <td>100%</td> </tr> </tbody> </table>		平均値	範囲	混合割合	2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率 79.0% 有機分率 86.0%	77.0% ~ 81.0% 81.0% ~ 91.0%	33%	3系汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 73.4%	77.0% ~ 81.0% 68.4% ~ 78.4%	67%	新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 77.5%	77.0% ~ 81.0% 72.5% ~ 82.5%	100%
	平均値	範囲	混合割合																																		
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率 79.0% 有機分率 86.0%	77.0% ~ 81.0% 81.0% ~ 91.0%	37%																																		
3系汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 79.7%	77.0% ~ 81.0% 74.7% ~ 84.7%	63%																																		
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 82.0%	77.0% ~ 81.0% 77.0% ~ 87.0%	100%																																		
	平均値	範囲	混合割合																																		
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率 79.0% 有機分率 86.0%	77.0% ~ 81.0% 81.0% ~ 91.0%	33%																																		
3系汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 73.4%	77.0% ~ 81.0% 68.4% ~ 78.4%	67%																																		
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率 79.0% 有機分率 77.5%	77.0% ~ 81.0% 72.5% ~ 82.5%	100%																																		

No.	資料	頁	項目	訂正前	訂正後																																																										
5	要求水準書	30	<p>図 1-12 現 2 号炉定期修繕時および終了後の 新 3 号炉への供給汚泥性状予測</p>	<p>2号炉定期修繕時および終了後</p> <table border="1"> <thead> <tr> <th></th> <th></th> <th>平均值</th> <th>範囲</th> <th>混合割合</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td rowspan="2">2系汚泥 (1系汚泥を含む)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">56%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>86.0%</td> <td>81.0% ~ 91.0%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">3系汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">44%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>79.7%</td> <td>74.7% ~ 84.7%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">新3号炉供給汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">100%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>83.2%</td> <td>78.2% ~ 88.2%</td> </tr> </tbody> </table>			平均值	範囲	混合割合	2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	56%	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%	3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	44%	有機分率	79.7%	74.7% ~ 84.7%	新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%	有機分率	83.2%	78.2% ~ 88.2%	<p>2号炉定期修繕時および終了後</p> <table border="1"> <thead> <tr> <th></th> <th></th> <th>平均值</th> <th>範囲</th> <th>混合割合</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td rowspan="2">2系汚泥 (1系汚泥を含む)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">52%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>86.0%</td> <td>81.0% ~ 91.0%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">3系汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">48%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>73.4%</td> <td>68.4% ~ 78.4%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">新3号炉供給汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">100%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>80.0%</td> <td>75.0% ~ 85.0%</td> </tr> </tbody> </table>			平均值	範囲	混合割合	2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	52%	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%	3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	48%	有機分率	73.4%	68.4% ~ 78.4%	新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%	有機分率	80.0%	75.0% ~ 85.0%
		平均值	範囲	混合割合																																																											
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	56%																																																											
	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%																																																												
3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	44%																																																											
	有機分率	79.7%	74.7% ~ 84.7%																																																												
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%																																																											
	有機分率	83.2%	78.2% ~ 88.2%																																																												
		平均值	範囲	混合割合																																																											
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	52%																																																											
	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%																																																												
3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	48%																																																											
	有機分率	73.4%	68.4% ~ 78.4%																																																												
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%																																																											
	有機分率	80.0%	75.0% ~ 85.0%																																																												
6	要求水準書	30	<p>図 1-13 新 3 号炉定期修繕終了後の 新 3 号炉への供給汚泥性状予測</p>	<p>3号炉定期修繕終了後</p> <table border="1"> <thead> <tr> <th></th> <th></th> <th>平均值</th> <th>範囲</th> <th>混合割合</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td rowspan="2">2系汚泥 (1系汚泥を含む)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">9%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>86.0%</td> <td>81.0% ~ 91.0%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">3系汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">91%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>79.7%</td> <td>74.7% ~ 84.7%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">新3号炉供給汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">100%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>80.8%</td> <td>75.8% ~ 85.8%</td> </tr> </tbody> </table>			平均值	範囲	混合割合	2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	9%	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%	3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	91%	有機分率	79.7%	74.7% ~ 84.7%	新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%	有機分率	80.8%	75.8% ~ 85.8%	<p>3号炉定期修繕終了後</p> <table border="1"> <thead> <tr> <th></th> <th></th> <th>平均值</th> <th>範囲</th> <th>混合割合</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td rowspan="2">2系汚泥 (1系汚泥を含む)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">9%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>86.0%</td> <td>81.0% ~ 91.0%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">3系汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">91%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>73.4%</td> <td>68.4% ~ 78.4%</td> </tr> <tr> <td rowspan="2">新3号炉供給汚泥 (予測)</td> <td>含水率</td> <td>79.0%</td> <td>77.0% ~ 81.0%</td> <td rowspan="2">100%</td> </tr> <tr> <td>有機分率</td> <td>75.3%</td> <td>70.3% ~ 80.3%</td> </tr> </tbody> </table>			平均值	範囲	混合割合	2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	9%	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%	3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	91%	有機分率	73.4%	68.4% ~ 78.4%	新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%	有機分率	75.3%	70.3% ~ 80.3%
		平均值	範囲	混合割合																																																											
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	9%																																																											
	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%																																																												
3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	91%																																																											
	有機分率	79.7%	74.7% ~ 84.7%																																																												
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%																																																											
	有機分率	80.8%	75.8% ~ 85.8%																																																												
		平均值	範囲	混合割合																																																											
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	9%																																																											
	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%																																																												
3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	91%																																																											
	有機分率	73.4%	68.4% ~ 78.4%																																																												
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%																																																											
	有機分率	75.3%	70.3% ~ 80.3%																																																												

No.	資料	頁	項目	訂正前	訂正後
7	要求水準書	85	2-3-2 試運転および性能試験 (3)消化槽の立上げ 6)2行目	脱水機棟3から	脱水機棟3（脱水機は高分子凝集剤1.6%・無機凝集剤（ポリ鉄）35%の薬品添加を想定している。薬注率は変動する可能性がある。）から
8	要求水準書 別紙	3-1	燃料化対象ケーキ量 (日最大) (日平均)	日最大汚泥量 111t-wet/日 日平均汚泥量 97t-wet/日	日最大汚泥量 114t-wet/日 日平均汚泥量 100t-wet/日 (詳細は表の通り)
9	要求水準書 別紙	4-1	燃料化対象ケーキ量	日最大汚泥量 111t-wet/日	日最大汚泥量 114t-wet/日 (詳細は表の通り)
10	様式集	-	別添様式40-2-1	(2)新3号炉（燃料化施設）の運転に伴う温室効果ガス排出量 項目：汚泥条件 新3号炉処理量（燃料化施設） 97t-wet/日	(2)新3号炉（燃料化施設）の運転に伴う温室効果ガス排出量 項目：汚泥条件 新3号炉処理量（燃料化施設） 100t-wet/日 (詳細は表の通り)
11	様式集	-	様式58-1	(1)維持管理・運営価格 燃料化施設投入汚泥量(日平均)：97t-wet/日 年間計画処理量：35,405t-wet/年	(1)維持管理・運営価格 燃料化施設投入汚泥量(日平均)：100t-wet/日 年間計画処理量：36,500t-wet/年 (詳細は表の通り)
12	様式集	-	様式68-1	(1)維持管理・運営価格 燃料化施設投入汚泥量(日平均)：97t-wet/日 年間計画処理量：35,405t-wet/年	(1)維持管理・運営価格 燃料化施設投入汚泥量(日平均)：100t-wet/日 年間計画処理量：36,500t-wet/年 (詳細は表の通り)

入札公告(案)

次のとおり一般競争入札に付します。

詳細は別紙入札説明書(建設工事、デザイン・ビルド+(オペレイト)方式・事前審査)西日本本部 機械設備工事(流体機械設備工事、下水処理設備工事、汚泥焼却設備工事) 共通を参照すること。

1	公告日	令和04年04月21日(木)
2	契約職	西日本本部長 細川 顕仁
3	工事概要	
3.1	工事名	琵琶湖湖南中部浄化センター下水汚泥燃料化施設建設工事
3.2	工事場所	滋賀県草津市矢橋町地内
3.3	施設名	湖南中部浄化センター
3.4	処理方式	凝集剤添加多段硝化脱窒法+砂ろ過、消化、燃料化
3.5	水量・能力	
3.5.1	全体計画下水量	394,300 m ³ /日
3.5.2	今回対象想定燃料化汚泥量	114 t-wet/日
3.5.3	今回対象計画汚泥量	386 m ³ /日
3.6	工事内容	機械設備工事(新設)
3.7	対象工事	【機械設備工事】 汚泥消化タンク設備 一式、ガス貯留設備 一式、加温設備 一式、 汚泥燃料化設備 一式、その他付属設備 一式 【土木工事】 一式 【建築工事】 一式(建築機械設備工事 一式、建築電気設備工事 一式を含む) 【電気設備工事】 一式
3.8	工期	
3.8.1	今回工期	契約締結日の翌日から令和08年09月30日(水)まで
3.8.2	指定部分工期 その1	
3.8.2.1	期限	令和05年11月30日(木)まで
3.8.2.2	内容	実施設計 一式
3.9	その他	
3.9.1	入札方式	電子入札・事前審査対象案件
3.9.2	総合評価方式の試行工事	有 総合評価方式(技術提案審査型・事前・電子)
3.9.3	総合評価(施工体制確認型)の試行工事	無
3.9.4	特別重点調査を試行する工事	無
3.9.5	「マネジメント難工事指定」対象工事	無
3.9.6	VE試行工事	無
3.9.7	入札前に予定価格を公表	無
3.9.8	デザイン・ビルド方式の工事	有 DB+(O)方式
3.9.9	監理技術者の緩和	無
3.9.10	「週休2日制適用工事」試行対象工事	無
3.10	特許	無
4	競争参加資格(認定資格)	
<p>単体有資格者にあつては、4.1.1 に記載する条件をすべて満たす者であること。</p> <p>特定建設共同企業体(甲型)にあつては、4.2.1に記載する条件を全て満たす代表者と、4.3.1、4.3.2のいずれかに記載する条件を満たす代表者以外の者(構成会社数は最大3者まで)との組み合わせによる。</p> <p>特定建設共同企業体(乙型)にあつては、4.4.1に記載する条件(担当する工事内容が複数にわたる場合は、該当する工事内容に必要な建設業の許可を得ていること。)を全て満たす代表者と、4.5.1、4.5.2、4.5.3、4.5.4、4.5.5 のいずれかに記載する条件(担当する工事内容が多岐にわたる場合は、該当する工事内容に必要な建設業の許可を得ていること。)を満たす代表者以外の者(構成会社数は限定しない。ただし、担当する工事内容は重複しないこと。なお、担当する工事内容において、製作と施工は一体不可分とする。)との組み合わせによる。</p> <p>維持管理にあつては、維持管理者(単体)、維持管理共同企業体(甲型)構成員のすべて、SPCの設立にあつてはSPCに出資する者すべてが4.6.1.1 に記載する条件を満たすこと。</p> <p>維持管理者(単体)、維持管理共同企業体(甲型)構成員の代表者が、SPC設立の場合は、SPCに出資する者のうち少なくとも1者は 4.6.1.2 に記載する条件を満たすこと。</p> <p>維持管理者(単体)又は維持管理共同企業体(甲型)代表者にあつては、競争参加資格者のうち、単体有資格者、特定建設企業体(甲型)・代表者、特定建設企業体(乙型)・代表者のいずれかが行うこと。</p> <p>またSPCを設立する場合は、単体有資格者、特定建設企業体(甲型)・代表者、特定建設企業体(乙型)・代表者のいずれかは必ず構成員となること。</p>		

1-4-2 計画汚泥量

(1) 消化施設

計画汚泥量は、計画年度（2034（R16）年度）における初沈汚泥量であり、次表1-1のとおりである。計画年度における固形物収支計算は【別紙-4】に示す。また、事業期間中の対象汚泥量および想定される消化ガス発生量の推移を【別紙-3】に示す。

表 1-1 消化施設に関する計画汚泥量

項目	計画汚泥量	備考
日最大汚泥量	386m ³ /日（固形物濃度3.5%）	
日平均汚泥量	339m ³ /日（固形物濃度3.5%）	日最大/1.14にて算出

(2) 燃料化施設

計画汚泥量は次表1-2のとおりである。計画年度における固形物収支計算は【別紙-4】に示す。また、事業期間中の対象汚泥量の推移を【別紙-3】に示す。

表 1-2 燃料化施設に関する計画汚泥量

項目	計画汚泥量	備考
日最大汚泥量	114t-wet/日（含水率79.0%）	
日平均汚泥量	100t-wet/日（含水率79.0%）	日最大/1.14にて算出

1-4-3 計画処理能力

(1) 消化施設

計画汚泥量に対し、応募者が提案する消化方式に応じた適正な消化日数を確保した容量とすること。事業期間の当初より計画汚泥量を処理可能な能力を有すること。

(2) 燃料化施設

計画汚泥量に対して、定期修繕期間を考慮した設備稼働率を見込んだ処理能力とすること。事業期間の当初より計画汚泥量を処理可能な能力を有すること。

1-4-4 汚泥性状

(1) 消化施設

処理対象汚泥の性状は、表1-3に示すとおりである。また、参考までに機械濃縮汚泥（余剰汚泥）の性状を表1-4に示す。

なお、し渣・砂の混焼は予定していない。

また、消化後の3系脱水汚泥性状予測を以下表1-8に示す。

表 1-8 3系汚泥 消化後の脱水汚泥性状⑤（予測）

項目		仕様	備考
水分	消化前	79%	77～81%、加水後（焼却炉投入時）
	消化後（予測）	79%	77～81%
有機物含有率	消化前	86%	81～91%、固形物中
	消化後（予測）	73.4%	68.4～78.4%、固形物中

新3号炉への供給汚泥は、1系汚泥を含む2系汚泥と3系汚泥の混合汚泥であり、性状予測を図1-11に示す。

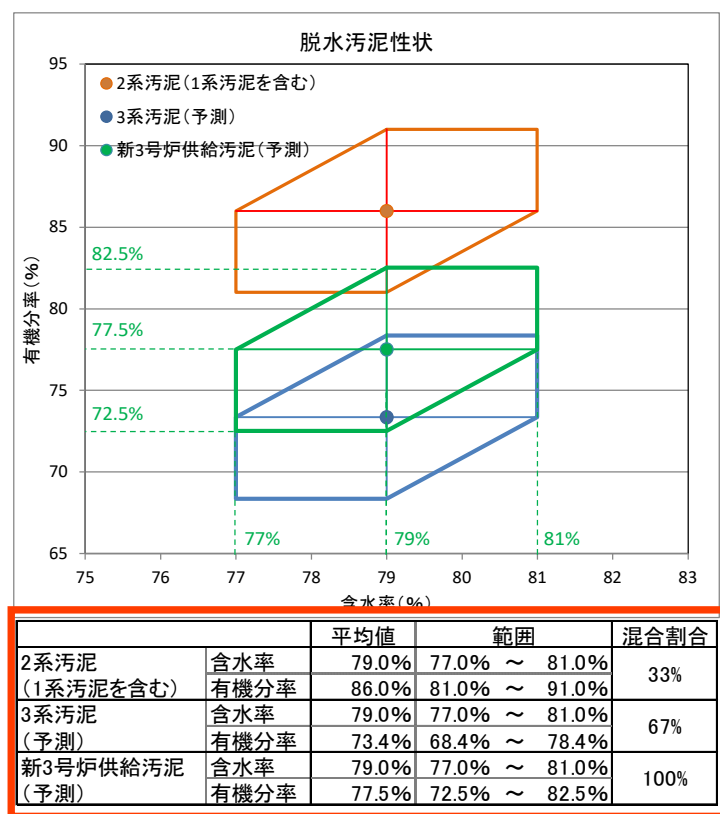
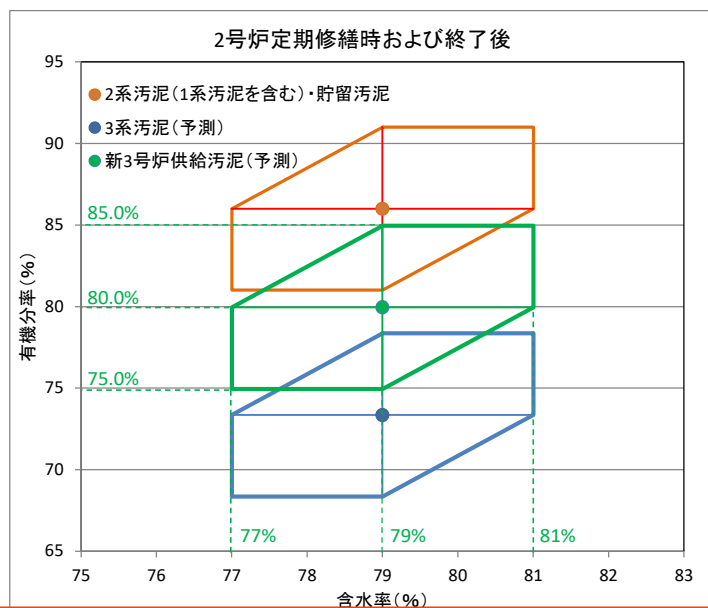


図 1-11 新3号炉への供給汚泥性状予測

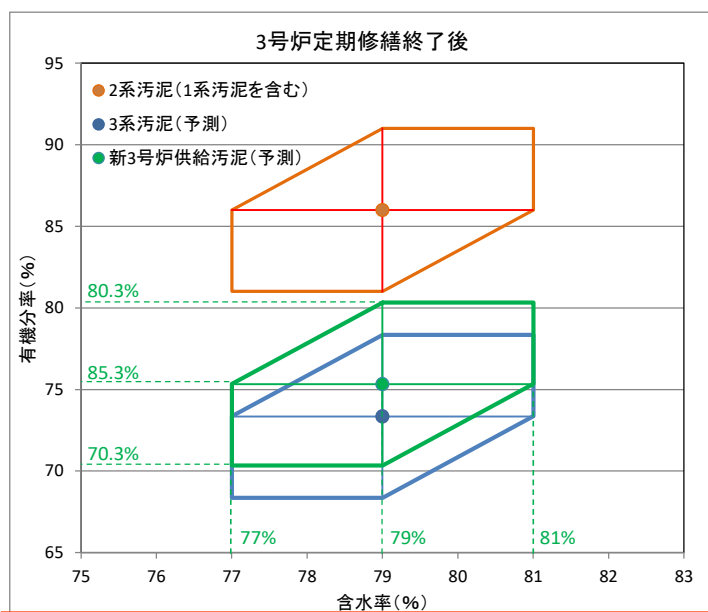
(参考)

なお、現2号炉または新3号炉の定期修繕時は脱水ケーキを全量処理できないため、【別紙-8】に示すとおりケーキ貯留槽（既設・増設）等に貯留し、修繕後に余力を用いて処理する。その際、通常運転時とは汚泥の混合比が異なることから、新3号炉への供給汚泥性状は図 1-12 および図 1-13 に示すとおりと予測する。



		平均値	範囲	混合割合
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	52%
	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%	
3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	48%
	有機分率	73.4%	68.4% ~ 78.4%	
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%
	有機分率	80.0%	75.0% ~ 85.0%	

図 1-12 現 2号炉定期修繕時および終了後の新 3号炉への供給汚泥性状予測



		平均値	範囲	混合割合
2系汚泥 (1系汚泥を含む)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	9%
	有機分率	86.0%	81.0% ~ 91.0%	
3系汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	91%
	有機分率	73.4%	68.4% ~ 78.4%	
新3号炉供給汚泥 (予測)	含水率	79.0%	77.0% ~ 81.0%	100%
	有機分率	75.3%	70.3% ~ 80.3%	

図 1-13 新 3号炉定期修繕終了後の新 3号炉への供給汚泥性状予測

認するために行うものであり、次のように行うことを予定している。

- 1) 事業者は、消化槽の立上げ要領、消化施設に係る性能試験の要領を記載した実施計画書ならびに消化施設の維持管理要領を作成し、事業団の承諾を受けること。
- 2) 自らの費用負担により、実施計画書に従い消化槽の立上げ及び性能試験を行うこと。
- 3) 消化槽の立上げに必要な汚泥は、県が提供する。汚泥の供給に関しては、県および湖南中部浄化センター維持管理者と調整を行うこと。
- 4) 消化槽の立上げにおいて、処理水の使用及び汚水排水の処理は既存施設の運転に支障のない範囲で無償とする。
- 5) 消化施設に係る性能試験は、本要求水準書で必要とされている要件を満足すること。
- 6) 消化槽立上げ後の性能試験期間中は、脱水設備からの脱離液に係る水質のモニタリングを行い、県へ報告すること。脱水機棟3（脱水機は高分子凝集剤1.6%・無機凝集剤（ポリ鉄）35%の薬品添加を想定している。薬注率は変動する可能性がある。）から発生する脱水分離液におけるCOD、全窒素、全りんについては、消化槽立上げ前と比較して表2-5の負荷量の増加を上限とする。

表 2-5 消化槽立上げ前後の逆流負荷量の増加上限

水質項目	COD	全窒素	全りん
増加量上限 (kg/日)	315	342	13

負荷増加量の算出に必要な以下のデータは県から提供する。

- ・消化槽立上げ前の脱水分離液量および水質（COD、全窒素、全りん）
- ・消化槽立上げ後の脱水分離液量

なお、返流水の影響により水処理への影響が見られた場合は、改善策の提案及び協力を行うこと。状況により、消化槽の運用について一時的に停止する場合がある。

【参考】消化槽立上げ前後の逆流負荷量の増加：Lmax (kg/日) は以下の式により算出する。

$$L_{\max} = (Q_1 \times C_1 - Q_0 \times C_0) \div 10^3$$

Q₁：消化立上げ後の返流水量 (m³/日)

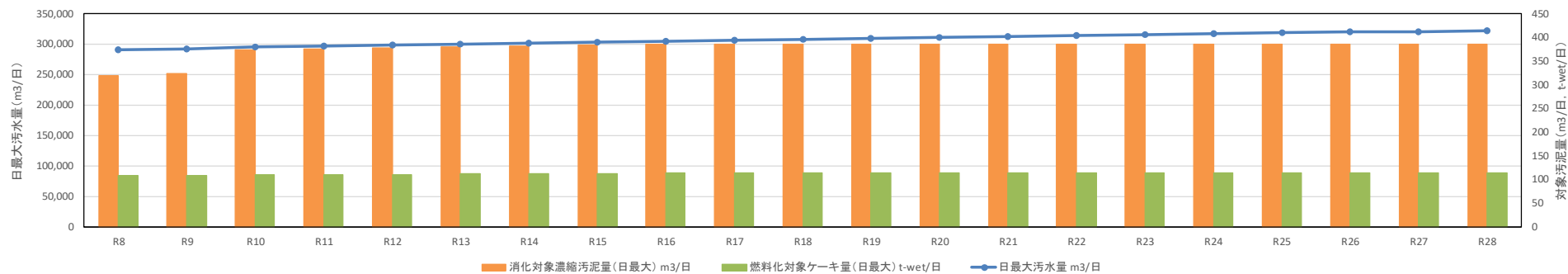
C₁：消化立上げ後の返流水質 (mg/L)

Q₀：消化稼働前1ヶ月の平均返流水量 (m³/日)

C₀：消化稼働前1ヶ月の平均返流水質 (mg/L)

また、表2-5に示す逆流負荷量の増加上限の算出方法を【別紙-16】に示す。

- 7) 事業者は、消化施設に係る性能試験終了後、消化槽立上げの経過、性能試験の条件、試験方法及び試験結果等を記載した報告書を事業団へ提出すること。
- 8) 事業者は、消化施設に係る業務書類（3-2-2 業務書類等参照）を作成し、県及び湖南中部浄化センターの維持管理者へ引継ぎを行うこと。

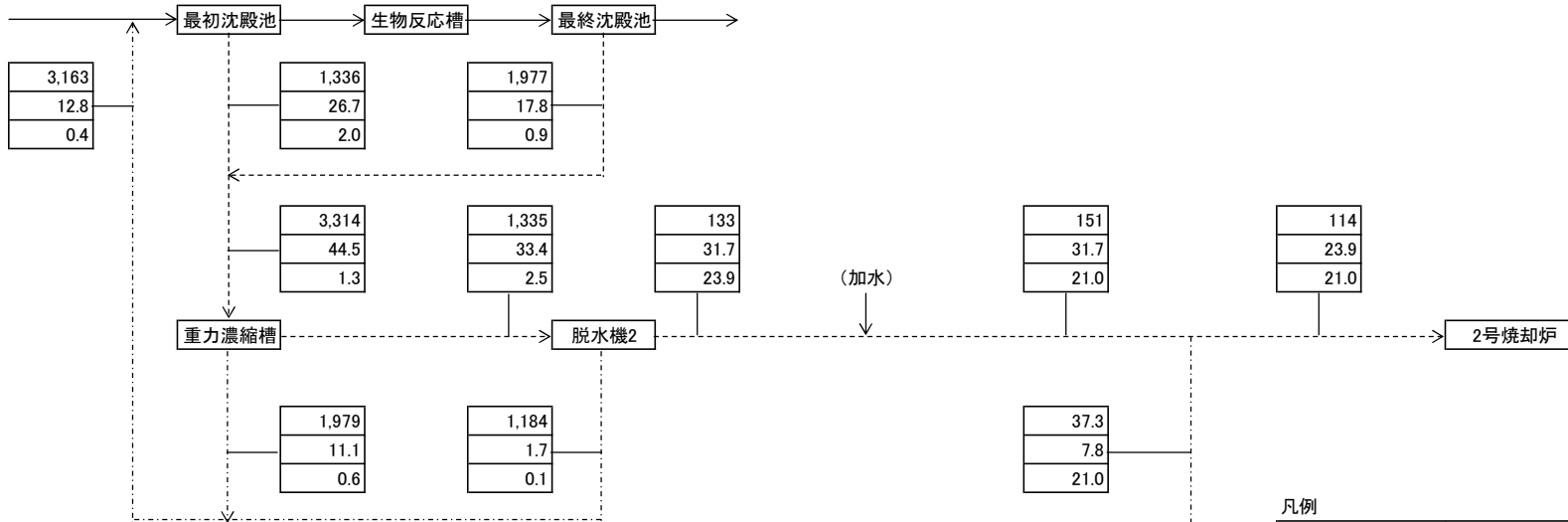


年度	西暦	2026	2027	2028	2029	2030	2031	2032	2033	2034	2035	2036	2037	2038	2039	2040	2041	2042	2043	2044	2045	2046
	和暦	R8	R9	R10	R11	R12	R13	R14	R15	R16	R17	R18	R19	R20	R21	R22	R23	R24	R25	R26	R27	R28
日最大汚水量	m3/日	291,140	293,070	294,960	296,790	298,590	300,340	302,050	303,730	305,360	306,960	308,530	310,070	311,570	313,050	314,490	315,910	317,300	318,670	320,010	321,330	322,620
日平均汚水量	m3/日	264,670	266,430	268,140	269,810	271,440	273,040	274,590	276,110	277,600	279,060	280,480	281,880	283,250	284,590	285,900	287,190	288,460	289,700	290,920	292,120	293,290
1～3系処理水量（日最大）	m3/日	188,330	189,570	175,320	176,410	177,480	178,520	179,530	180,530	181,500	182,450	183,390	184,300	185,190	186,070	186,930	187,770	188,600	189,410	190,210	190,990	191,760
1～4系処理水量（日平均）	m3/日	171,200	172,340	159,380	160,370	161,340	162,290	163,210	164,120	165,000	165,870	166,710	167,540	168,360	169,160	169,930	170,700	171,460	172,190	172,920	173,630	174,330
4～6系処理水量（日最大）	m3/日	102,810	103,500	119,640	120,380	121,110	121,820	122,520	123,200	123,860	124,510	125,140	125,770	126,380	126,980	127,560	128,140	128,700	129,260	129,800	130,340	130,860
4～6系処理水量（日平均）	m3/日	93,470	94,090	108,760	109,440	110,100	110,750	111,380	111,990	112,600	113,190	113,770	114,340	114,890	115,430	115,970	116,490	117,000	117,510	118,000	118,490	118,960
消化対象濃縮汚泥量（日最大）	m3/日	320	323	373	375	377	380	382	384	386	386	386	386	386	386	386	386	386	386	386	386	386
消化対象濃縮汚泥量（日平均）	m3/日	281	283	327	329	331	333	335	337	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339
燃料化対象ケーキ量（日最大）	t-wet/日	109	109	110	111	111	112	113	113	114	114	114	114	114	114	114	114	114	114	114	114	114
燃料化対象ケーキ量（日平均）	t-wet/日	96	96	96	97	97	98	99	99	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100

※R17年度に次期2号炉が稼働することを想定しており、R17年度以降に増加する汚泥は次期2号炉の処理能力内で処理する。

別紙-4 固形物収支 (R16年度・日最大水量時)

【1-A/9~3/9】

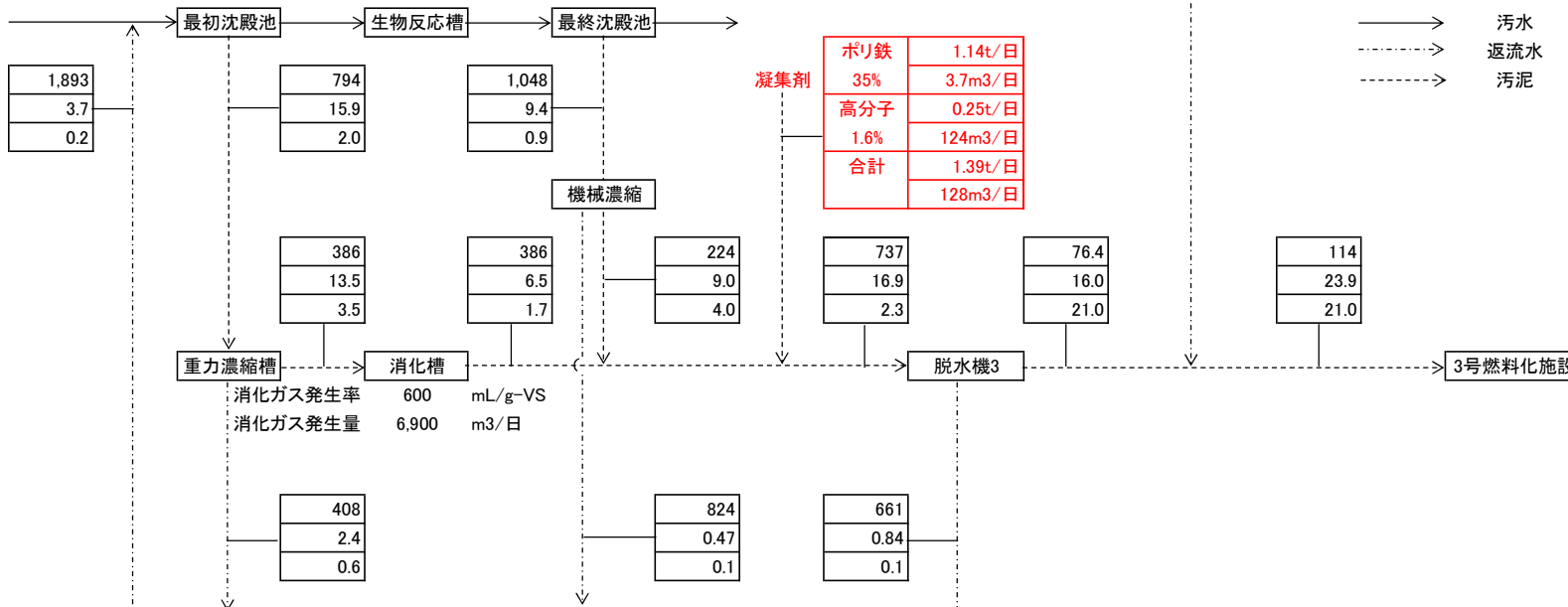


凡例

水量・汚泥量	m³/日・t/日
固形物量	t/日
濃度	%

- 汚水
- - - - - 返流水
- - - - - 汚泥

【4/9~6/9】



凝集剤	
ポリ鉄	1.14t/日
35%	3.7m³/日
高分子	0.25t/日
1.6%	124m³/日
合計	1.39t/日
	128m³/日

消化ガス発生率 600 mL/g-VS
消化ガス発生量 6,900 m³/日

本施設の運転及び燃料化物の有効利用に伴う温室効果ガス排出量

(1) 消化施設の運転に伴う温室効果ガス排出量

項目		温暖化係数/排出係数	単位	R8年度 (R8.10.1~)	R9年度	R10年度	R11年度	R12年度	R13年度	R14年度	R15年度	R16年度	R17年度	R18年度	R19年度	R20年度	R21年度	R22年度	R23年度	R24年度	R25年度	R26年度	R27年度	R28年度 (~R28.9.30)	計	年平均	
消化槽投入量		—	m ³ /日	281	283	327	329	331	333	335	337	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339	339		
		—	m ³ /年	51,142	103,295	119,355	120,085	120,815	121,545	122,275	123,005	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	123,735	61,698	2,428,035	121,402
電力由来	電力使用量	—	kWh/年																							0	0
	CO ₂ 排出量(①)	0.000351 t-CO ₂ /kWh	t-CO ₂ /年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

(2) 新3号炉(燃料化施設)の運転に伴う温室効果ガス排出量

項目		温暖化係数/排出係数等	単位	R8年度	R9年度	R10年度	R11年度	R12年度	R13年度	R14年度	R15年度	R16年度	R17年度	R18年度	R19年度	R20年度	R21年度	R22年度	R23年度	R24年度	R25年度	R26年度	R27年度	R28年度	計	年平均		
汚泥条件	新3号炉稼働日数	—	日/年																									
	新3号炉処理量 (燃料化施設)		t-wet/日 t-wet/年	96 17,472	96 35,040	96 35,040	97 35,405	97 35,405	98 35,770	99 36,135	99 36,135	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	100 36,500	18,200	722,602		
汚泥由来	N ₂ O排出量	t-N ₂ O/t-wet	t-N ₂ O/年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	
	CO ₂ 排出量	N ₂ O排出量×298	t-CO ₂ /年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
電力由来	電力使用量	—	kWh/年																							0	0	
	CO ₂ 排出量	0.000351 t-CO ₂ /kWh	t-CO ₂ /年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
燃料由来	消化ガス発生量	—	Nm ³ /日	5,075	5,111	5,906	5,942	5,978	6,014	6,050	6,086	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	1,114,266	
	(21.5MJ/Nm ³)	—	Nm ³ /年	923,625	1,865,508	2,155,551	2,168,735	2,181,919	2,195,103	2,208,287	2,221,470	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	1,114,266	
	消化ガス利用量	—	Nm ³ /年																							0	0	
	都市ガス使用量	—	Nm ³ /年																							0	0	
CO ₂ 排出量	2.230 t-CO ₂ /千Nm ³	t-CO ₂ /年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
CO ₂ 排出量合計(②)			t-CO ₂ /年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

(3) 燃料化物の有効利用(石炭削減)に係る温室効果ガス削減量

項目		温暖化係数/排出係数	単位	R8年度	R9年度	R10年度	R11年度	R12年度	R13年度	R14年度	R15年度	R16年度	R17年度	R18年度	R19年度	R20年度	R21年度	R22年度	R23年度	R24年度	R25年度	R26年度	R27年度	R28年度	計	年平均		
燃料化物製造量		—	t/年																							0	0	
燃料化物発熱量		MJ/kg	GJ/年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	-	-	
CO ₂ 削減量(③)		0.0906 t-CO ₂ /GJ	t-CO ₂ /年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

(4) 温室効果ガス排出量の合計

項目		単位	R8年度	R9年度	R10年度	R11年度	R12年度	R13年度	R14年度	R15年度	R16年度	R17年度	R18年度	R19年度	R20年度	R21年度	R22年度	R23年度	R24年度	R25年度	R26年度	R27年度	R28年度	計	年平均		
CO ₂ 排出量合計(①+②-③)		t-CO ₂ /年	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

※1 水色着色箇所提案値を記入すること。R8年度及びR28年度は、事業期間に応じた日数とする。

※2 新3号炉では、定期修繕期間中の汚泥は別途建設する汚泥貯留施設にて貯留し、稼働後に貯留した汚泥を処理する計画であり、年間処理量は「日平均汚泥量×365日」で求めた汚泥量とする。
検討にあたり、外気温は20℃とし、各施設での投入汚泥性状は要求水準書「1-4-4. 汚泥性状」の代表値を用いること。なお、2号炉定修期間中の汚泥増量分は考慮しないものとする。

※3 電力使用量及び都市ガス使用量は、次のとおり算定すること。ここで、燃料化施設では炉の立上げ・立ち下げは考慮しなくてよい。また、電力使用量及び都市ガス使用量は、維持管理算定シートの数値と整合すること。

・消化施設の電力使用量は、攪拌機のみを対象とし、「攪拌機出力×24h×365日×負荷率:0.6」にて算定すること。

・燃料化施設の電力使用量は、汚泥貯留・供給設備以降を対象とし、機器毎に稼働時間を設定して「対象機器出力×稼働時間×稼働日数×負荷率0.6」にて算定すること。なお、2.2k未満の出力の機器は対象外とする。

・電力使用量の算定にあたり、VVVF等による回転数制御を行う場合は、定格運転能力に対する調整割合に対し負荷率:0.6を乗じる。変動する場合は、平均値を算定したうえで平均調整割合としてそれに負荷率を乗じること。

また、本体動作時間に対し、20%未満の運転時間の補機(機器付属弁・計装など)は消費電力量の算定対象外とする。

・電力使用量は、対象機器、台数、出力、稼働時間等の根拠がわかる資料(任意様式:参考様式を参照のこと。)を添付すること。

・都市ガス使用量は、消化ガスを優先に利用したうえで不足する際に必要となる量を記載すること。また、燃料化施設での消化ガス利用量も記載すること。なお、消化ガスの燃料利用によるCO₂排出量は計上しない。

なお、上表の消化ガス発生量は、消化槽投入汚泥有機物量(濃度3.5%、有機分86%)に対して、ガス発生率600Nm³/t-VSにて試算した値である。

※4 燃料化施設からN₂O排出係数については、数値の根拠を添付すること。

※5 温暖化係数(N₂O:298)、都市ガス使用によるCO₂排出係数(2.23t-CO₂/千Nm³)及び下水汚泥固形燃料の有効利用により削減できる石炭のCO₂排出係数(0.0906t-CO₂/GJ)は、環境省/経済産業省「温室効果ガス排出量算定・報告マニュアル」の値を採用している。
電力使用によるCO₂排出係数(0.000351t-CO₂/kWh)は令和2年度実績値の電気事業者別排出係数(令和4年1月7日環境省・経済産業省公表)の関西電力値(調整後)を採用している。

※6 下水汚泥固形燃料の有効利用による削減効果は、石炭代替利用を想定し、石炭削減(下水汚泥固形燃料の総発熱量から換算して求める)によるCO₂削減量を表す。下水汚泥固形燃料の発熱量の根拠資料を添付すること。

※7 本シートでは、燃料化物の利用先までの輸送に伴うCO₂排出量は見込まないものとする。

※8 本シートの計算式は、変更しないこと。

見積書IV-①維持管理・運営費内訳書

令和 年 月 日

日本下水道事業団 西日本本部長 細川 顕仁 様

代表者
商号又は名称
代表者
印

(1)維持管理・運営価格 (税抜)

				年度(令和)		8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24	25	26	27	28	合計							
燃料化施設投入汚泥量(日平均)				t-w/日		96	96	96	96	97	97	98	99	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100	100						
年間計画処理量				t-w/年		17,472	35,040	35,040	35,405	35,405	35,770	36,135	36,135	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	36,500	18,200	722,602						
消化ガス発生量				Nm3/日		5,075	5,111	5,906	5,942	5,978	6,014	6,050	6,086	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122	6,122						
年間消化ガス発生量				Nm3/年		923,625	1,865,508	2,155,551	2,168,735	2,181,919	2,195,103	2,208,287	2,221,470	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	2,234,654	1,114,266						
項目				固定/変動※1	算定単価	単位																												
年間稼働日数						(日/年)																												
運転管理費	用役費	電力	電力使用量	—	(kWh/年)																													
			電力量料金	変動費	12.0 (円/kWh)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0					
	水道	使用量	—	(m3/年)																														
		上水	変動費	220 (円/m3)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						
	処理水	使用量	—	(m3/年)																														
		消化ガス	使用量	—	(Nm3/年)																													
	燃料種類1	余剰ガス量	—	(Nm3/年)																														
		使用量	—	(Nm3/年)																														
	薬品(排ガス処理)	燃料費	変動費	50 (円/Nm3)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						
		使用量	—	(円/)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						
	薬品(脱臭用)	燃料費	変動費	(円/)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						
		使用量	—	(円/)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						
	薬品(その他)	燃料費	変動費	(円/)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						
		使用量	—	(円/)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						
人件費	人件費(労務費)	固定費	—	(円/年)																														
	外部委託業務費※2	固定費	—	(円/年)																														
修繕費※3	固定費	—	(円/年)																															
	合計①(円)			0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0							
修繕費(円)	修繕費※4	固定費		(円/年)																														
合計①(円)※5					0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0						

(2)燃料化物の買取価格(運搬費含む) (税抜)

				年度(西暦)		8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24	25	26	27	28	合計					
燃料化物買取費	燃料化物製造量	単価	単位	(t/年)																												
		買取費	変動費	(円/t)	(円/年)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0					
	合計②(円)※6				0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0					

(3)維持管理・運営価格—燃料化物の買取価格(自動計算)

				年度(西暦)		8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24	25	26	27	28	合計	
合計①—合計②(円)					0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0

(4)契約金額算出価格(自動計算)

				年度(西暦)		8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24	25	26	27	28	合計				
①変動費単価	0.0 (円/wet-t)																														
②燃料化物買取単価	0 (円/t)		③固定費(円)	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0				

本様式上、着色セルに該当する金額(全て消費税等を除いた額)もしくは数値を記入すること。その他のセルを変更しないこと。
 ※1:費用の根拠資料を添付すること。なお、ユーティリティー条件は別紙2の値を使用すること(変動がある場合、平均値を使用する)。また、脱水汚泥性状は要求水準書を参考とすること。
 ※2:外部委託業務費は、様式58-2と整合する値とすること。
 また、定期点検(法定)、分析業務等に要する費用については、適宜、人件費もしくは、外部委託業務費に含めるものとする。
 ※3:諸経費は、業務の管理及び企業の継続運営に必要な経費であり、業務管理費と一般管理費のほか、直接経費(事業者が専ら使用する備品及び業務履行に必要な消耗品費等の費用)、技術経費(業務に係わる平素の技術能力の向上及び技術水準の確保に要する経費)及び間接業務費(業務の実施に必要な経費であり、安全通信費、通信連絡費、旅費交通費、法定福利費が含まれた経費)も含むものとする。
 ※4:修繕費は、様式第58-3号と整合する値とすること。
 ※5:20年間の合計値が見積時には様式50-2、入札時には様式60-2の「維持管理・運営価格」の欄の値となる。
 ※6:20年間の合計値が見積時には様式50-2、入札時には様式60-2の「燃料化物買取価格」の欄の値となる。
 ※7:単位は1円単位とすること。
 なお、A3サイズ・折り返しで提出すること。

(様式 6 8 - 1)

琵琶湖南中部浄化センター下水汚泥燃料化施設建設工事

維持管理・運営費提案額内訳内容書 I - ①維持管理・運営費内訳書

令和 年 月 日

日本下水道事業団 西日本本部長 細川 顕仁 様

代表者 商号又は名称 代表者 印

Table with columns for year (年度), month (月), and various cost items (項目) such as fuel, electricity, and maintenance. Includes sub-tables for '運転管理費' and '修繕費'.

Table for '燃料化物の買取価格(運搬費含む)' with columns for year (年度), month (月), and unit price (単価).

Table for '維持管理・運営価格-燃料化物の買取価格(自動計算)' showing calculated values for each year and month.

Table for '契約金額算出用価格(自動計算)' showing unit prices for different cost categories.

本様式上、着色セルに該当する金額(全て消費税等を除いた額)もしくは数値を記入すること、その他のセルを変更しないこと。
※1:費用の根拠資料を添付すること。
※2:外部委託業務費は、様式68-2と整合する値とする。
※3:諸経費は、業務の管理及び企業の継続運営に必要な経費であり、業務管理費と一般管理費のほか、直接経費(事業者が専ら使用する備品及び業務履行に必要な消耗品費等の費用)、技術経費(業務に係わる平素の技術能力の向上及び技術水準の確保に要する経費)及び間接業務費(業務の実施に必要な経費であり、安全通信費、通信連絡費、旅費交通費、法定福利費が含まれた経費)も含むものとする。
※4:修繕費は、様式第68-3号と整合する値とする。
※5:20年間の合計値が見積時には様式50-2、入札時には様式60-2の「維持管理・運営価格」の欄の値となる。
※6:20年間の合計値が見積時には様式50-2、入札時には様式60-2の「燃料化物買取価格」の欄の値となる。
※7:単位は1円単位とすること。
なお、A3サイズ・折り込みで提出すること。