

```

1
2 % Programm für die technische Simulation der Komponenten
3 % Momentan nur Zuweisung, diese Werte müssen aber irgendwann in dieser
4 % Funktion berechnet werden
5
6 function [techSimuCompVec, techSimuCompValueVec, techCompOutputVec,
techCompSpecOutputVec, errorInLoopsFlag] = ...
7     BgaPtg2TechSimuComp(handles,paramComp,compLoop,paramChain,techSimuPreCompValueVec,
techSimuPreCalcChainVec)
8
9 global const;
10
11 % Damit ohne GUI gearbeitet werden kann.
12 global startGuiFlag;
13
14
15 % Outputs definieren
16 techSimuCompVec           = ones(9,1)*-1;
17 techSimuCompValueVec     = ones(20,1)*-1;
18 techCompOutputVec       = ones(8,1)*-1;
19 techCompSpecOutputVec   = ones(9,1)*-1;
20 errorInLoopsFlag        = false;
21 %return;
22
23
24 % Abfrage, ob hier Kompressor
25 compColInExcel          = paramComp(compLoop).sheet;
26
27 %% Parameter (Anfang) *****
28
29 % compInflRate           =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compInflRate')));
30 % compInvest1           =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compInvest1')));
31 % compInvest2           =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compInvest2')));
32 % compLifetimeHours     =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compLifetimeHours')));
33 % compMaintFactor       =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compMaintFactor')));
34 % compUpkeepFactor      =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compUpkeepFactor')));
35 % compOtherCost         =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compOtherCost')));
36 % compElecPrice         =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compElecPrice')));
37 % compH2Price           =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compH2Price')));
38 % compOtherPrice        =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compOtherPrice')));
39 techCompFLH             = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'techCompFLH'))); %input
40 if isempty(techCompFLH)
41     msg = 'Parameter "techCompFLH" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
42     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
43     if startGuiFlag == true
44         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'append',msg);
45     else
46         disp(msg);
47     end
48     errorInLoopsFlag = true;     return;
49 end

```

```

50 % comppp =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compp')));
51 % compT =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compT')));
52 % compConcBioM =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcBioM')));
53 % compConcSNG =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcSNG')));
54 % compConcCO2 =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcCO2')));
55 % compConcH2 =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcH2')));
56 % compConcH2S =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcH2S')));
57 % compConcH2O =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcH2O')));
58 % compConcTraceGas =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcTraceGas')));
59 % compConcOther =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1), 'compConcOther')));
60 compDeltaVolFlowBioM = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1), 'compDeltaVolFlowBioM')));
61 if isempty(compDeltaVolFlowBioM)
62 msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowBioM" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
63 msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
64 if startGuiFlag == true
65 BgaPtg2UpdateMessageBox(handles, 'apend', msg);
66 else
67 disp(msg);
68 end
69 errorInLoopsFlag = true; return;
70 end
71
72 compDeltaVolFlowSNG = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1), 'compDeltaVolFlowSNG')));
73 if isempty(compDeltaVolFlowSNG)
74 msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowSNG" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
75 msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
76 if startGuiFlag == true
77 BgaPtg2UpdateMessageBox(handles, 'apend', msg);
78 else
79 disp(msg);
80 end
81 errorInLoopsFlag = true; return;
82 end
83
84 compDeltaVolFlowCO2 = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1), 'compDeltaVolFlowCO2')));
85 if isempty(compDeltaVolFlowCO2)
86 msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowCO2" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
87 msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
88 if startGuiFlag == true
89 BgaPtg2UpdateMessageBox(handles, 'apend', msg);
90 else
91 disp(msg);
92 end
93 errorInLoopsFlag = true; return;
94 end
95
96 compDeltaVolFlowH2 = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp

```

```

(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compDeltaVolFlowH2')));
97 if isempty(compDeltaVolFlowH2)
98     msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowH2" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
99     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
100     if startGuiFlag == true
101         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
102     else
103         disp(msg);
104     end
105     errorInLoopsFlag = true;     return;
106 end
107
108 compDeltaVolFlowH2S      = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compDeltaVolFlowH2S')));
109 if isempty(compDeltaVolFlowH2S)
110     msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowH2S" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
111     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
112     if startGuiFlag == true
113         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
114     else
115         disp(msg);
116     end
117     errorInLoopsFlag = true;     return;
118 end
119
120 compDeltaVolFlowH2O      = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compDeltaVolFlowH2O')));
121 if isempty(compDeltaVolFlowH2O)
122     msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowH2O" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
123     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
124     if startGuiFlag == true
125         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
126     else
127         disp(msg);
128     end
129     errorInLoopsFlag = true;     return;
130 end
131
132 compDeltaVolFlowTraceGas = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compDeltaVolFlowTraceGas')));
133 if isempty(compDeltaVolFlowTraceGas)
134     msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowTraceGas" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.'
;
135     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
136     if startGuiFlag == true
137         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
138     else
139         disp(msg);
140     end
141     errorInLoopsFlag = true;     return;
142 end
143
144 compDeltaVolFlowOther    = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compDeltaVolFlowOther')));
145 if isempty(compDeltaVolFlowOther)
146     msg = 'Parameter "compDeltaVolFlowOther" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
147     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
148     if startGuiFlag == true
149         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
150     else
151         disp(msg);
152     end
153     errorInLoopsFlag = true;     return;
154 end
155
156 compDeltap               = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compDeltap')));
157 if isempty(compDeltap)

```

```

158     msg = 'Parameter "compDeltap" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
159     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
160     if startGuiFlag == true
161         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
162     else
163         disp(msg);
164     end
165     errorInLoopsFlag = true;     return;
166 end
167
168 compLeakage          = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compLeakage')));
169 if isempty(compLeakage)
170     msg = 'Parameter "compLeakage" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
171     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
172     if startGuiFlag == true
173         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
174     else
175         disp(msg);
176     end
177     errorInLoopsFlag = true;     return;
178 end
179
180 compWaterFactor     = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compWaterFactor')));
181 if isempty(compWaterFactor)
182     msg = 'Parameter "compWaterFactor" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
183     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
184     if startGuiFlag == true
185         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
186     else
187         disp(msg);
188     end
189     errorInLoopsFlag = true;     return;
190 end
191
192 compActCH2S         = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compActCH2S')));
193 if isempty(compActCH2S)
194     msg = 'Parameter "compActCH2S" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
195     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
196     if startGuiFlag == true
197         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
198     else
199         disp(msg);
200     end
201     errorInLoopsFlag = true;     return;
202 end
203
204 compNutrientVolFlowFactor = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compNutrientVolFlowFactor')));
205 if isempty(compNutrientVolFlowFactor)
206     msg = 'Parameter "compNutrientVolFlowFactor" bzw. dessen Wert ist nicht
        definiert.';
207     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
208     if startGuiFlag == true
209         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
210     else
211         disp(msg);
212     end
213     errorInLoopsFlag = true;     return;
214 end
215
216 % compOtherFactor          =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compOtherFactor')));
217 compElecSpec          = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compElecSpec')));

```

```

218 if isempty(compElecSpec)
219     msg = 'Parameter "compElecSpec" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
220     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
221     if startGuiFlag == true
222         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'append',msg);
223     else
224         disp(msg);
225     end
226     errorInLoopsFlag = true;     return;
227 end
228
229 compHeatSpec = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compHeatSpec')));
230 if isempty(compHeatSpec)
231     msg = 'Parameter "compHeatSpec" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
232     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
233     if startGuiFlag == true
234         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'append',msg);
235     else
236         disp(msg);
237     end
238     errorInLoopsFlag = true;     return;
239 end
240
241 % compHeatIdealHT =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compHeatIdealHT')));
242 % compHeatIdealNT =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compHeatIdealNT')));
243 compConvCO2Ideal = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compConvCO2Ideal')));
244 if isempty(compConvCO2Ideal)
245     msg = 'Parameter "compConvCO2Ideal" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
246     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
247     if startGuiFlag == true
248         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'append',msg);
249     else
250         disp(msg);
251     end
252     errorInLoopsFlag = true;     return;
253 end
254
255 compConvCO2Real = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp
(compLoop).txtCompParamInfo(:,1),'compConvCO2Real')));
256 if isempty(compConvCO2Real)
257     msg = 'Parameter "compConvCO2Real" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
258     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
259     if startGuiFlag == true
260         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'append',msg);
261     else
262         disp(msg);
263     end
264     errorInLoopsFlag = true;     return;
265 end
266
267 % Chain-Parameter lesen
268 chainElyFLH = paramChain.valueChainParam(find(strcmp(paramChain.
txtChainParamInfo(:,1),'chainElyFLH')));
269 if isempty(chainElyFLH)
270     msg = 'Parameter "chainElyFLH" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
271     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
        Prozesskette werden unterbrochen.'];
272     if startGuiFlag == true
273         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'append',msg);
274     else
275         disp(msg);
276     end
277     errorInLoopsFlag = true;     return;

```

```

278 end
279
280 chainHeatUseHT = paramChain.valueChainParam(find(strcmp(paramChain.
txtChainParamInfo(:,1),'chainHeatUseHT')));
281 if isempty(chainHeatUseHT)
282     msg = 'Parameter "chainHeatUseHT" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
283     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
284     if startGuiFlag == true
285         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
286     else
287         disp(msg);
288     end
289     errorInLoopsFlag = true; return;
290 end
291
292 chainHeatUseNT = paramChain.valueChainParam(find(strcmp(paramChain.
txtChainParamInfo(:,1),'chainHeatUseNT')));
293 if isempty(chainHeatUseNT)
294     msg = 'Parameter "chainHeatUseNT" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
295     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
296     if startGuiFlag == true
297         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
298     else
299         disp(msg);
300     end
301     errorInLoopsFlag = true; return;
302 end
303
304 chainComprEff = paramChain.valueChainParam(find(strcmp(paramChain.
txtChainParamInfo(:,1),'chainComprEff')));
305 if isempty(chainComprEff)
306     msg = 'Parameter "chainComprEff" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
307     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
308     if startGuiFlag == true
309         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
310     else
311         disp(msg);
312     end
313     errorInLoopsFlag = true; return;
314 end
315
316 chainStoichiometry = paramChain.valueChainParam(find(strcmp(paramChain.
txtChainParamInfo(:,1),'chainStoichiometry')));
317 if isempty(chainStoichiometry)
318     msg = 'Parameter "chainStoichiometry" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
319     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
320     if startGuiFlag == true
321         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
322     else
323         disp(msg);
324     end
325     errorInLoopsFlag = true; return;
326 end
327
328
329 compHeatIdealHT = 0;
330 if(strcmp(compColInExcel,'AY'))
331     compHeatIdealHT = paramComp(compLoop-1).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(
compLoop-1).txtCompParamInfo(:,1),'compHeatIdealHT')));
332     if isempty(compHeatIdealHT)
333         msg = 'Parameter "compHeatIdealHT" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
334         msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
335         if startGuiFlag == true
336             BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
337         else
338             disp(msg);
339         end
340         errorInLoopsFlag = true; return;

```

```

341     end
342 end
343
344 compHeatIdealNT = 0;
345 if(strcmp(compColInExcel,'AZ'))
346     compColVorInExcel = paramComp(compLoop-1).sheet;
347
348     if(strcmp(compColVorInExcel,'AY'))
349         compHeatIdealNT = paramComp(compLoop-2).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(
350             compLoop-2).txtCompParamInfo(:,1),'compHeatIdealNT')));
351         % Veränderung in _v3.py
352     else
353         compHeatIdealNT = paramComp(compLoop-1).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(
354             compLoop-1).txtCompParamInfo(:,1),'compHeatIdealNT')));
355     end
356
357     if isempty(compHeatIdealNT)
358         msg = 'Parameter "compHeatIdealNT" bzw. dessen Wert ist nicht definiert.';
359         msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
360             Prozesskette werden unterbrochen.'];
361         if startGuiFlag == true
362             BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
363         else
364             disp(msg);
365         end
366         errorInLoopsFlag = true;     return;
367     end
368 end
369
370 % compp           = techSimuPreCompValueVec(1);
371 % compT           = techSimuPreCompValueVec(2);
372 % compVolFlowBioM = techSimuPreCompValueVec(3);
373 % compVolFlowSNG  = techSimuPreCompValueVec(4);
374 % compVolFlowCO2  = techSimuPreCompValueVec(5);
375 % compVolFlowH2   = techSimuPreCompValueVec(6);
376 % compVolFlowH2S  = techSimuPreCompValueVec(7);
377 % compVolFlowH2O  = techSimuPreCompValueVec(8);
378 % compVolFlowTraceGas = techSimuPreCompValueVec(9);
379 % compVolFlowOther = techSimuPreCompValueVec(10);
380
381 %% Parameter (Ende) *****
382 % Konvertierungen
383 % compInflRate      = compInflRate/100;
384 % compMaintFactor  = compMaintFactor/100;
385 % compUpkeepFactor = compUpkeepFactor/100;
386 % compElecPrice    = compElecPrice/100;
387 % compp            = compp*(10^5);
388 compDeltap         = compDeltap * (10^5);
389 % compT            = compT + 273.15;
390 % compConcBioM     = compConcBioM/100;
391 % compConcSNG      = compConcSNG/100;
392 % compConcCO2      = compConcCO2/100;
393 % compConcH2       = compConcH2/100;
394 % compConcH2S      = compConcH2S/(10^6);
395 % compConcH2O      = compConcH2O/100;
396 % compConcTraceGas = compConcTraceGas/(10^6);
397 % compConcOther    = compConcOther/100;
398 compDeltaVolFlowBioM = compDeltaVolFlowBioM/100;
399 compDeltaVolFlowSNG  = compDeltaVolFlowSNG/100;
400 compDeltaVolFlowCO2  = compDeltaVolFlowCO2/100;
401 compDeltaVolFlowH2   = compDeltaVolFlowH2/100;
402 compDeltaVolFlowH2S  = compDeltaVolFlowH2S/100;
403 compDeltaVolFlowH2O  = compDeltaVolFlowH2O/100;
404 compDeltaVolFlowTraceGas = compDeltaVolFlowTraceGas/100;
405 compDeltaVolFlowOther = compDeltaVolFlowOther/100;
406 compLeakage         = compLeakage/100;
407 % compOtherFactor   = compOtherFactor/100;
408 compNutrientVolFlowFactor = compNutrientVolFlowFactor/100;
409 compActCH2S         = compActCH2S/100;
410 compConvCO2Ideal    = compConvCO2Ideal/100;
411 compConvCO2Real     = compConvCO2Real/100;

```

```

411 % chain Parameter
412 % chainDiscRate           = chainDiscRate/100;
413 % chainElecPrice          = chainElecPrice/100;
414 % chainOperationFactor    = chainOperationFactor/100;
415 % chainInsurFactor        = chainInsurFactor/100;
416 % chainRenatFactor        = chainRenatFactor/100;
417 % chainTechInflRate       = chainTechInflRate/100;
418 % chainBuildInflRate      = chainBuildInflRate/100;
419 % chainInflRate           = chainInflRate/100;
420 % chainWaterPrice         = chainWaterPrice;
421 % chainBGPurchasePrice    = chainBGPurchasePrice/100;
422 % chainBMSellingPrice     = chainBMSellingPrice/100;
423 % chainHeatPurchasePrice  = chainHeatPurchasePrice/100;
424 % chainHeatSellingPrice   = chainHeatSellingPrice/100;
425 % chainO2SellingPrice     = chainO2SellingPrice/100;
426 chainComprEff            = chainComprEff/100;
427 % chainEffMeth            = chainEffMeth/100;
428 % chainEffCHP             = chainEffCHP/100;
429 % chainEffEly             = chainEffEly/100;
430 chainHeatUseHT           = chainHeatUseHT/100;
431 chainHeatUseNT           = chainHeatUseNT/100;
432
433
434
435 % Konstanten lesen
436 %density_H2S              = const.density_H2S;
437
438 molarmass_CH4             = const.molarmass_CH4;
439 molarmass_CO2             = const.molarmass_CO2;
440 molarmass_H2              = const.molarmass_H2;
441 molarmass_H2S             = const.molarmass_H2S;
442 molarmass_H2O             = const.molarmass_H2O;
443 molarmass_Other           = const.molarmass_Other;
444 molarmass_TraceGas       = const.molarmass_TraceGas;
445
446 cp_CH4                   = const.cp_CH4;
447 cp_CO2                   = const.cp_CO2;
448 cp_H2                    = const.cp_H2;
449 cp_H2S                   = const.cp_H2S;
450 cp_H2O                   = const.cp_H2O;
451 cp_Other                 = const.cp_Other;
452 cp_TraceGas              = const.cp_TraceGas;
453
454 R                         = const.R;
455
456 density_CH4              = const.density_CH4;
457 density_CO2              = const.density_CO2;
458 density_H2               = const.density_H2;
459 density_H2S              = const.density_H2S;
460 density_H2O              = const.density_H2O;
461 density_Other            = const.density_Other;
462 density_TraceGas        = const.density_TraceGas;
463
464 % techChainVolFlowBG = techSimuPreCalcChainVec(1);
465 % chainVolFlowCO2   = techSimuPreCalcChainVec(2);
466 % chainVolFlowH2    = techSimuPreCalcChainVec(3);
467 chainVolFlowH2kg    = techSimuPreCalcChainVec(4);
468 techChainMethPower  = techSimuPreCalcChainVec(5);
469 % techChainElyPower = techSimuPreCalcChainVec(6);
470 techChainpSystem    = techSimuPreCalcChainVec(7);
471 chainp4Compr        = techSimuPreCalcChainVec(8);
472
473
474 % compPower wird nur in WSimu für Berechnung Invest in Mutltiplikation mit
475 compInvest1 (spez.Invest/Leistung der Komponente) genutzt.
476 % compInvest1 wird nun aber auf MethPower und nicht auf die Leistung der einzelnen
477 Komponente bezogen
478 compPower = techChainMethPower;
479
480 % Wenn die aktuelle Komponente die Elektrolyse ist, dann nimm den chain-Parameter für
481 die VLS
482 if paramComp(1).sheet == 'D'
483     techCompFLH = chainElyFLH;

```

```

481 % Ansonsten, wenn bei techCompFLH Null steht, nimm den chain-Wert
482 elseif techCompFLH == 0
483     techCompFLH = techChainFLH;
484 % In allen anderen Fällen darf der comp Wert genommen werden
485 else
486     techCompFLH = techCompFLH;
487 end
488
489
490 % Beispiel für die Weitergabe von benötigten Größen
491 compp = techSimuPreCompValueVec (1);
492 compT = techSimuPreCompValueVec (2);
493 compVolFlowBioM = techSimuPreCompValueVec (3);
494 compVolFlowSNG = techSimuPreCompValueVec (4);
495 compVolFlowCO2 = techSimuPreCompValueVec (5);
496 compVolFlowH2 = techSimuPreCompValueVec (6);
497 compVolFlowH2S = techSimuPreCompValueVec (7);
498 compVolFlowH2O = techSimuPreCompValueVec (8);
499 compVolFlowTraceGas = techSimuPreCompValueVec (9);
500 compVolFlowOther = techSimuPreCompValueVec (10);
501
502 % Wenn Komponente Methanisierung aktiv, dann folgende Berechnungen durchführen
503 if (strcmp(compColInExcel,'AK') || strcmp(compColInExcel,'AL') || strcmp(
504     compColInExcel,'AM') || ...
505     strcmp(compColInExcel,'AN') || strcmp(compColInExcel,'AO') || strcmp(
506     compColInExcel,'AP') || ...
507     strcmp(compColInExcel,'AQ') || strcmp(compColInExcel,'AR') || strcmp(
508     compColInExcel,'AS') || ...
509     strcmp(compColInExcel,'AT') || strcmp(compColInExcel,'AU') || strcmp(
510     compColInExcel,'AV') || ...
511     strcmp(compColInExcel,'AW') || strcmp(compColInExcel,'AX'))
512
513     compVolFlowSNG = compVolFlowCO2 * compDeltaVolFlowCO2;
514     compVolFlowH2 = compVolFlowH2 + chainStoichiometry * compVolFlowCO2 * (1 -
515         compDeltaVolFlowCO2);
516 end
517
518 %compp = compp - compDeltap; % weiter nutzen
519 %compT = compT * (1-compDeltaT) % nicht benutzen
520
521 compVolFlowBioM = compVolFlowBioM * (1 - compDeltaVolFlowBioM -
522     compLeakage);
523 compVolFlowSNG = compVolFlowSNG * (1 - compDeltaVolFlowSNG -
524     compLeakage);
525 compVolFlowCO2 = compVolFlowCO2 * (1 - compDeltaVolFlowCO2 -
526     compLeakage);
527 compVolFlowH2 = compVolFlowH2 * (1 - compDeltaVolFlowH2 -
528     compLeakage);
529 compVolFlowH2S = compVolFlowH2S * (1 - compDeltaVolFlowH2S -
530     compLeakage);
531 compVolFlowH2O = compVolFlowH2O * (1 - compDeltaVolFlowH2O -
532     compLeakage);
533 compVolFlowTraceGas = compVolFlowTraceGas * (1 - compDeltaVolFlowTraceGas -
534     compLeakage);
535 compVolFlowOther = compVolFlowOther * (1 - compDeltaVolFlowOther -
536     compLeakage);
537
538 % Berechnung BG-Volumenstrom als Summe der Teilströme
539 compVolFlowPG = compVolFlowBioM + compVolFlowSNG + compVolFlowCO2 + compVolFlowH2 +
540     compVolFlowH2S + compVolFlowH2O + compVolFlowTraceGas + compVolFlowOther;
541
542 if compVolFlowPG == 0
543     msg = 'Variable "compVolFlowPG" ist gleich null. Division durch null.';
544     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
545         Prozesskette werden unterbrochen.'];
546     if startGuiFlag == true
547         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'append',msg);
548     else
549         disp(msg);
550     end
551     errorInLoopsFlag = true; return;
552 else

```

```

539     % Berechnung Konzentrationen
540     compConcBioM      = compVolFlowBioM / compVolFlowPG;
541     compConcSNG      = compVolFlowSNG / compVolFlowPG;
542     compConcCO2      = compVolFlowCO2 / compVolFlowPG;
543     compConcH2       = compVolFlowH2 / compVolFlowPG;
544     compConcH2S      = compVolFlowH2S / compVolFlowPG;
545     compConcH2O      = compVolFlowH2O / compVolFlowPG;
546     compConcTraceGas = compVolFlowTraceGas / compVolFlowPG;
547     compConcOther    = compVolFlowOther / compVolFlowPG;
548 end;
549
550 % Outputs für Results
551 techCompVolFlowPG    = compVolFlowPG;
552 techCompConcCH4      = (compConcBioM + compConcSNG) * 100;
553 techCompConcCO2      = compConcCO2 * 100;
554 techCompConcH2       = compConcH2 * 100;
555 techCompConcH2S      = compConcH2S * 10^6;
556 techCompConcH2O      = compConcH2O * 100;
557 techCompConcTraceGas = compConcTraceGas * 10^6;
558 techCompConcOther    = compConcOther * 100;
559
560 techCompActCDemand   = compActCH2S * compVolFlowH2S * density_H2S * techCompFLH;
561 compNutrientDemand   = compNutrientVolFlowFactor * compVolFlowSNG * techCompFLH;
562 compWaterDemand      = compWaterFactor * chainVolFlowH2kg * techCompFLH * density_H2O /
    1000;
563
564 % % compHeat ideal aus Methanisierung ziehen, Use aus WT
565 % % überarbeiten
566 % % Parameter lesen
567 % if(compLoop == 1)
568 %     compHeatIdealHTBefore = 0;
569 %     compHeatIdealNTVBefore = 0;
570 %
571 % else
572 %     compHeatIdealHTBefore =
paramComp(compLoop-1).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop-1).txtCompParamInfo(:,1), 'compHeatIdealHT')));
573 %     if isempty(compHeatIdealHTBefore)
574 %         msg = 'Parameter "compHeatIdealHTBefore" bzw. dessen Wert ist nicht
definiert.';
575 %         if startGuiFlag == true
576 %             BgaPtg2UpdateMessageBox(handles, 'append', msg);
577 %         else
578 %             disp(msg);
579 %         end
580 %         errordlg(msg);
581 %     end
582 %
583 %     compHeatIdealNTVBefore =
paramComp(compLoop-1).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop-1).txtCompParamInfo(:,1), 'compHeatIdealNT')));
584 %     if isempty(compHeatIdealNTVBefore)
585 %         msg = 'Parameter "compHeatIdealNTVBefore" bzw. dessen Wert ist nicht
definiert.';
586 %         if startGuiFlag == true
587 %             BgaPtg2UpdateMessageBox(handles, 'append', msg);
588 %         else
589 %             disp(msg);
590 %         end
591 %         errordlg(msg);
592 %     end
593 % end
594
595
596
597 compHeatHT_ideal = compHeatIdealHT * techChainMethPower * techCompFLH;
598 compHeatNT_ideal = compHeatIdealNT * techChainMethPower * techCompFLH;
599
600 compHeatHT_real = compHeatHT_ideal * chainHeatUseHT;
601 compHeatNT_real = compHeatNT_ideal * chainHeatUseNT;
602
603 % Hier checken
604 techCompHeatDemand = compHeatSpec * techChainMethPower * techCompFLH;

```

```

605
606 % Platzhalter
607 techCompOtherDemand = 0;
608
609 % geht in WSimu!
610 compHeatSurplus = compHeatHT_real + compHeatNT_real;
611
612
613 %compHeatIdea
614 %% Berechnung Kompressorarbeit und Leistung
615
616 % Masse pro mol je Gas
617 Mass_CH4      = (compConcBioM + compConcSNG) * molarmass_CH4;
618 Mass_CO2      = compConcCO2 * molarmass_CO2;
619 Mass_H2       = compConcH2 * molarmass_H2;
620 Mass_H2S      = compConcH2S * molarmass_H2S;
621 Mass_H2O      = compConcH2O * molarmass_H2O;
622 Mass_Other    = compConcOther * molarmass_Other;
623 Mass_TraceGas = compConcTraceGas * molarmass_TraceGas;
624
625 molarmass_PG = Mass_CH4 + Mass_CO2 + Mass_H2 + Mass_H2S + Mass_H2O + Mass_Other +
Mass_TraceGas;
626
627 Cp_CH4        = cp_CH4 * molarmass_CH4;
628 Cp_CO2        = cp_CO2 * molarmass_CO2;
629 Cp_H2         = cp_H2 * molarmass_H2;
630 Cp_H2S        = cp_H2S * molarmass_H2S;
631 Cp_H2O        = cp_H2O * molarmass_H2O;
632 Cp_Other      = cp_Other * molarmass_Other;
633 Cp_TraceGas   = Cp_H2S; % Hier aufpassen
634
635 % Massen-%
636 if molarmass_PG == 0
637     msg = 'Variable "molarmass_PG" ist gleich null. Division durch null.';
638     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
639     if startGuiFlag == true
640         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
641     else
642         disp(msg);
643     end
644     errorInLoopsFlag = true;     return;
645
646 else
647     MassProzCH4      = Mass_CH4/molarmass_PG;
648     MassProzCO2      = Mass_CO2/molarmass_PG;
649     MassProzH2       = Mass_H2/molarmass_PG;
650     MassProzH2S      = Mass_H2S/molarmass_PG;
651     MassProzH2O      = Mass_H2O/molarmass_PG;
652     MassProzOther    = Mass_Other/molarmass_PG;
653     MassProzTraceGas = Mass_TraceGas/molarmass_PG;
654 end;
655
656
657 % Kappa Gasmischung Prozessgas PG
658 % Massen-%
659 if Cp_CH4-R == 0 || Cp_CO2-R == 0 || Cp_H2-R == 0 || Cp_H2S-R == 0 || Cp_H2O-R == 0 ||
Cp_Other-R == 0 || Cp_TraceGas-R == 0
660     msg = 'Variable "Kappa_PG" kann nicht berechnet werden. Division durch null.';
661     msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
662     if startGuiFlag == true
663         BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
664     else
665         disp(msg);
666     end
667     errorInLoopsFlag = true;     return;
668
669 else
670     Kappa_PG = MassProzCH4 * Cp_CH4/(Cp_CH4-R) + MassProzCO2 * Cp_CO2/(Cp_CO2-R) + ...
671     MassProzH2 * Cp_H2/(Cp_H2-R) + MassProzH2S * Cp_H2S/(Cp_H2S-R) + ...
672     MassProzH2O * Cp_H2O/(Cp_H2O-R) + MassProzOther * Cp_Other/(Cp_Other-R)
+ MassProzTraceGas * Cp_TraceGas/(Cp_TraceGas-R);

```

```

673 end;
674
675 % Normdichte % Wird das über Mass% oder Vol% gerechnet... ? % VOL%????
676 % überarbeiten
677 compDensity_PG = (compConcBioM + compConcSNG) * density_CH4 + compConcCO2 *
density_CO2 + compConcH2 * density_H2 + ...
678 compConcH2S * density_H2S + compConcH2O * density_H2O + compConcOther
* density_Other + compConcTraceGas * density_TraceGas; % dichte
Teilströme * Mass%
679
680
681 if(strcmp(compColInExcel,'AK'))
682 compp = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).
txtCompParamInfo(:,1),'compp')) * 10^5; % Druck Methanisierung
683 end
684
685 % Berechnung KompressorArbeit. Sonderfall Membran
686 if(strcmp(compColInExcel,'AG') || strcmp(compColInExcel,'AH') || strcmp(compColInExcel
,'AX') || strcmp(compColInExcel,'BC'))
687
688 P2 = chainp4Compr;
689 P1 = compp;
690
691 if(strcmp(compColInExcel,'AX') || strcmp(compColInExcel,'BC'))
692 P2 = paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).
txtCompParamInfo(:,1),'compp')) * 10^5;
693 end;
694
695 if (P2<P1)
696 msg = 'Fehler: Drücke überprüfen, Kompressor deaktivieren';
697 msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
698 if startGuiFlag == true
699 BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
700 else
701 disp(msg);
702 end
703 errorInLoopsFlag = true; return;
704 end
705
706 % if (strcmp(compColInExcel,'AX'))
707 % compp =
paramComp(compLoop).valueCompParam(find(strcmp(paramComp(compLoop).txtCompParamInfo(:,
1),'compp')));
708 % compp = compp * 10^5;
709 % print (compp, 'Membran')
710 % P1 = techChainpSystem;
711 % P2 = compp;
712 % end
713
714 compDeltap = max(P1,P2) - min(P1,P2);
715 compp = compp + compDeltap;
716
717
718
719 % Umrechnung von m3/h auf kg/s
720 MassFlow = compVolFlowPG * compDensity_PG/ 3600;
721
722 if Kappa_PG-1 == 0 || molarmass_PG == 0 || Kappa_PG == 0
723 msg = 'Variable "ComprWork" kann nicht berechnet werden. Division durch null.'
;
724 msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
Prozesskette werden unterbrochen.'];
725 if startGuiFlag == true
726 BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
727 else
728 disp(msg);
729 end
730 errorInLoopsFlag = true; return;
731
732 else
733 ComprWork = Kappa_PG/(Kappa_PG-1) * R / molarmass_PG * 1000 * compT * ((P2/P1
)^(Kappa_PG-1)/Kappa_PG-1);

```

```

734     end;
735
736
737     % kW % Testwert ist noch unrealistisch, REchenfehler?
738     if chainComprEff == 0
739         msg = 'Variable "chainComprEff" ist gleich null. Division durch null.';
740         msg = [char(paramChain.txtChainName), ': ', msg, ' Berechnungen für diese
741             Prozesskette werden unterbrochen.'];
742         if startGuiFlag == true
743             BgaPtg2UpdateMessageBox(handles,'apend',msg);
744         else
745             disp(msg);
746         end
747         errorInLoopsFlag = true;     return;
748     else
749         compComprPower = ComprWork * MassFlow / chainComprEff / 1000;
750     end;
751
752 else
753     compComprPower = 0;
754     comppp = comppp - compDeltap;
755 end
756
757 techCompElecDemand = compElecSpec * techCompFLH * techChainMethPower + compComprPower
758 * techCompFLH;
759
760 % Als Ausgabe soll Kompressorleistung nur für Komponente Kompressor ausgegeben werden
761 % und nicht bei Membranen. Strombedarf muss bei Membran dennoch berechnet werden. Nun
762 % wird die Variable in jenem Fall wieder auf Null gesetzt.
763 if(strcmp(compColInExcel,'AX') || strcmp(compColInExcel,'BC'))
764     compComprPower = 0;
765 end
766
767 % Output für WSimu
768 techSimuCompVec = [compPower; techCompFLH; techCompElecDemand; techCompActCDemand;
769 compNutrientDemand; techCompHeatDemand; compHeatSurplus; compWaterDemand;
770 techCompOtherDemand];
771
772 % Weitergabe an nächste Komponente
773 techSimuCompValueVec = [compp; compT; compVolFlowBioM; compVolFlowSNG; compVolFlowCO2;
774 compVolFlowH2; compVolFlowH2S; compVolFlowH2O; ...
775 compVolFlowTraceGas; compVolFlowOther; compVolFlowPG;
776 compConcBioM; compConcSNG; compConcCO2; compConcH2; ...
777 compConcH2S; compConcH2O; compConcTraceGas; compConcOther;
778 compDensity_PG];
779
780 % Output für Results
781 techCompOutputVec = [techCompConcCH4; techCompConcCO2; techCompConcH2; techCompConcH2S
782 ; techCompConcH2O; techCompConcTraceGas; techCompConcOther; techCompVolFlowPG];
783
784 % Special Outputs für Results
785 techCompSpecOutputVec = [compConvCO2Ideal; compConvCO2Real; compComprPower;
786 compNutrientDemand; ...
787 compHeatHT_ideal; compHeatNT_ideal; compHeatHT_real;
788 compHeatNT_real; compWaterDemand];

```